

This Page Is Inserted by IFW Operations
and is not a part of the Official Record

BEST AVAILABLE IMAGES

Defective images within this document are accurate representations of the original documents submitted by the applicant.

Defects in the images may include (but are not limited to):

- BLACK BORDERS
- TEXT CUT OFF AT TOP, BOTTOM OR SIDES
- FADED TEXT
- ILLEGIBLE TEXT
- SKEWED/SLANTED IMAGES
- COLORED PHOTOS
- BLACK OR VERY BLACK AND WHITE DARK PHOTOS
- GRAY SCALE DOCUMENTS

IMAGES ARE BEST AVAILABLE COPY.

**As rescanning documents *will not* correct images,
please do not report the images to the
Image Problem Mailbox.**



DEMANDE INTERNATIONALE PUBLIÉE EN VERTU DU TRAITE DE COOPERATION EN MATIÈRE DE BREVETS (PCT)

(51) Classification internationale des brevets ⁶ : C08F 293/00, 2/38, C07C 329/16	A1	(11) Numéro de publication internationale: WO 98/58974 (43) Date de publication internationale: 30 décembre 1998 (30.12.98)
--------------------------------------------------------------------------------------------------------	-----------	---------------------------------------------------------------------------------------------------------------------------------------

(21) Numéro de la demande internationale: PCT/FR98/01316

(22) Date de dépôt international: 23 juin 1998 (23.06.98)

(30) Données relatives à la priorité:
97/07764 23 juin 1997 (23.06.97) FR(71) Déposant (pour tous les Etats désignés sauf US): RHO-
DIA CHIMIE [FR/FR]; 25, quai Paul Doumer, F-92408
Courbevoie Cedex (FR).

(72) Inventeurs; et

(75) Inventeurs/Déposants (US seulement): CORPART, Pascale
[FR/FR]; 3, allée des Erables, F-95110 Sannois (FR).
CHARMOT, Dominique [FR/FR]; 10, rue Colette Audry,
F-93310 Le Pré Saint Gervais (FR). BIADATTI, Thibaud
[FR/FR]; 2, chemin du Bois d'Opio, F-06650 Opio (FR).
ZARD, Samir [FR/FR]; 6, impasse des 4 Vents, F-91190
Gif sur Yvette (FR). MICHELET, Daniel [FR/FR];
Résidence Parc d'Alco, 119, rue Michel Teule, F-34080
Montpellier (FR).(74) Mandataire: DUBRUC, Philippe; Rhodia Services, Propriété
Industrielle, 25, quai Paul Doumer, F-92408 Courbevoie
Cedex (FR).(81) Etats désignés: AL, AM, AT, AU, AZ, BA, BB, BG, BR,
BY, CA, CH, CN, CU, CZ, DE, DK, EE, ES, FI, GB, GE,
GH, GM, GW, HU, ID, IL, IS, JP, KE, KG, KP, KR, KZ,
LC, LK, LR, LS, LT, LU, LV, MD, MG, MK, MN, MW,
MX, NO, NZ, PL, PT, RO, RU, SD, SE, SG, SI, SK, SL,
TJ, TM, TR, TT, UA, UG, US, UZ, VN, YU, ZW, brevet
ARIPO (GH, GM, KE, LS, MW, SD, SZ, UG, ZW), brevet
eurasien (AM, AZ, BY, KG, KZ, MD, RU, TJ, TM), brevet
européen (AT, BE, CH, CY, DE, DK, ES, FI, FR, GB, GR,
IE, IT, LU, MC, NL, PT, SE), brevet OAPI (BF, BJ, CF,
CG, CI, CM, GA, GN, ML, MR, NE, SN, TD, TG).

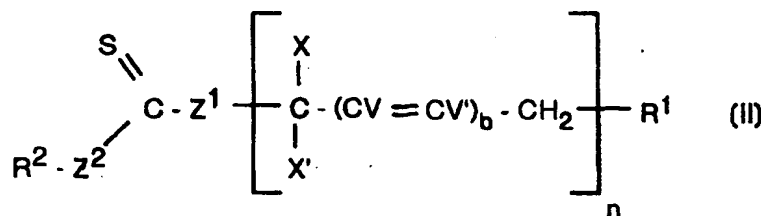
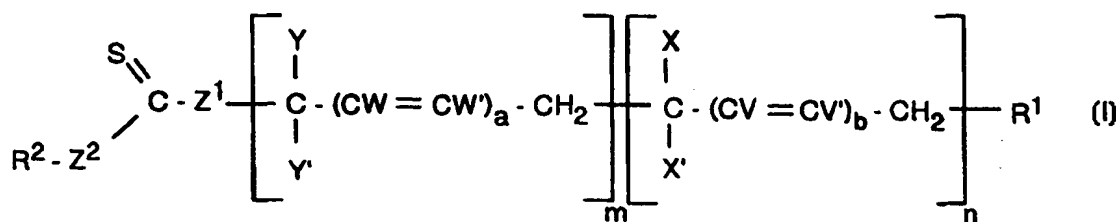
Publiée

Avec rapport de recherche internationale.
Avant l'expiration du délai prévu pour la modification des
revendications, sera republiée si des modifications sont
reçues.

*designated
and inventors*

(54) Title: METHOD FOR BLOCK POLYMER SYNTHESIS BY CONTROLLED RADICAL POLYMERISATION

(54) Titre: PROCÉDE DE SYNTHÈSE DE POLYMERES A BLOCS PAR POLYMERISATION RADICALEIRE CONTROLEE



(57) Abstract

The invention concerns a method for polymerising block polymers of general formula (I) which consists in contacting: an ethylenically unsaturated monomer of formula: $CYY'(=CW-CW')_a=CH_2$; a precursor compound of general formula (II); a radical polymerisation catalyst.

(57) Abrégé

L'invention concerne un procédé de polymérisation de polymères à blocs de formule générale (I), procédé dans lequel on met en contact: un monomère éthyléniquement insaturé de formule: $CYY'(=CW-CW')_a=CH_2$; un composé précurseur de formule générale (II); un initiateur de polymérisation radicalaire.

UNIQUEMENT A TITRE D'INFORMATION

Codes utilisés pour identifier les Etats parties au PCT, sur les pages de couverture des brochures publiant des demandes internationales en vertu du PCT.

AL	Albanie	ES	Espagne	LS	Lesotho	SI	Slovénie
AM	Arménie	FI	Finlande	LT	Lituanie	SK	Slovaquie
AT	Autriche	FR	France	LU	Luxembourg	SN	Sénégal
AU	Australie	GA	Gabon	LV	Lettonie	SZ	Swaziland
AZ	Azerbaïdjan	GB	Royaume-Uni	MC	Monaco	TD	Tchad
BA	Bosnie-Herzégovine	GE	Géorgie	MD	République de Moldova	TG	Togo
BB	Barbade	GH	Ghana	MG	Madagascar	TJ	Tadjikistan
BE	Belgique	GN	Guinée	MK	Ex-République yougoslave de Macédoine	TM	Turkménistan
BF	Burkina Faso	GR	Grèce	ML	Mali	TR	Turquie
BG	Bulgarie	HU	Hongrie	MN	Mongolie	TT	Trinité-et-Tobago
BJ	Bénin	IE	Irlande	MR	Mauritanie	UA	Ukraine
BR	Brésil	IL	Israël	MW	Malawi	UG	Ouganda
BY	Bélarus	IS	Islande	MX	Mexique	US	Etats-Unis d'Amérique
CA	Canada	IT	Italie	NE	Niger	UZ	Ouzbékistan
CF	République centrafricaine	JP	Japon	NL	Pays-Bas	VN	Viet Nam
CG	Congo	KE	Kenya	NO	Norvège	YU	Yougoslavie
CH	Suisse	KG	Kirghizistan	NZ	Nouvelle-Zélande	ZW	Zimbabwe
CI	Côte d'Ivoire	KP	République populaire démocratique de Corée	PL	Pologne		
CM	Cameroun	KR	République de Corée	PT	Portugal		
CN	Chine	KZ	Kazakstan	RO	Roumanie		
CU	Cuba	LC	Sainte-Lucie	RU	Fédération de Russie		
CZ	République tchèque	LI	Liechtenstein	SD	Soudan		
DE	Allemagne	LK	Sri Lanka	SE	Suède		
DK	Danemark	LR	Libéria	SG	Singapour		
EE	Estonie						

PROCEDE DE SYNTHESE DE POLYMERES A BLOCS PAR POLYMERISATION RADICALAIRE CONTROLEE

La présente invention concerne un nouveau procédé de polymérisation radicalaire
5 donnant accès à des copolymères à blocs.

Les polymères à blocs sont habituellement préparés par polymérisation ionique. Ce type de polymérisation présente l'inconvénient de ne permettre la polymérisation que de certains types de monomères apolaires, notamment le styrène et le butadiène, et de
10 requérir un milieu réactionnel particulièrement pur et des températures souvent inférieures à l'ambiante de manière à minimiser les réactions parasites, d'où des contraintes de mise en oeuvre sévères.

La polymérisation radicalaire présente l'avantage d'être mise en oeuvre facilement
15 sans que des conditions de pureté excessives soient respectées et à des températures égales ou supérieures à l'ambiante. Cependant, jusqu'à récemment il n'existait pas de procédé de polymérisation radicalaire permettant d'obtenir des polymères à blocs.

Depuis, un nouveau procédé de polymérisation radicalaire s'est développé : il
20 s'agit de la polymérisation radicalaire dite "contrôlée" ou "vivante". La polymérisation radicalaire contrôlée procède par croissance par propagation de macroradicaux. Ces macroradicaux, dotés d'un temps de vie très faible, se recombinent de façon irréversible par couplage ou dismutation. Lorsque la polymérisation se déroule en présence de
25 plusieurs comonomères, la variation de composition du mélange est infiniment faible devant le temps de vie du macroradical de sorte que les chaînes présentent un enchaînement des unités monomères statistique et non un enchaînement séquencé.

Récemment des techniques de polymérisation radicalaire contrôlée ont été mises
au point, dans lesquelles les extrémités de chaînes de polymères peuvent être réactivées sous forme de radical par scission homolytique de liaison (par exemple C-O,
30 ou C-Halogène).

La polymérisation radicalaire contrôlée présente donc les aspects distinctifs suivants :

1. le nombre de chaînes est fixe pendant toute la durée de la réaction,
- 35 2. les chaînes croissent toutes à la même vitesse, ce qui se traduit par :
 - une augmentation linéaire des masses moléculaires avec la conversion,
 - une distribution des masses resserrée,

3. la masse moléculaire moyenne est contrôlée par le rapport molaire monomère / précurseur de chaîne,

4. la possibilité de préparer des copolymères à blocs.

Le caractère contrôlé est d'autant plus marqué que la vitesse de réactivation des chaînes en radical est très grande devant la vitesse de croissance des chaînes (propagation). Il existe des cas où ce n'est pas toujours vrai (i.e. la vitesse de réactivation des chaînes en radical est supérieure ou égale à la vitesse de propagation) et les conditions 1 et 2 ne sont pas observées, néanmoins, il est toujours possible de préparer des copolymères à blocs.

10

Plusieurs approches ont été décrites pour contrôler la polymérisation radicalaire. La plus couramment citée consiste à introduire dans le milieu des contre-radicaux qui se combinent de façon réversible avec les macroradicaux en croissance, comme par exemple les radicaux nitroxyes (Georges *et al.*, *Macromolecules*, **26**, 2987,(1993)). Cette technique est caractérisée par des températures élevées pour labiliser la liaison C-O.

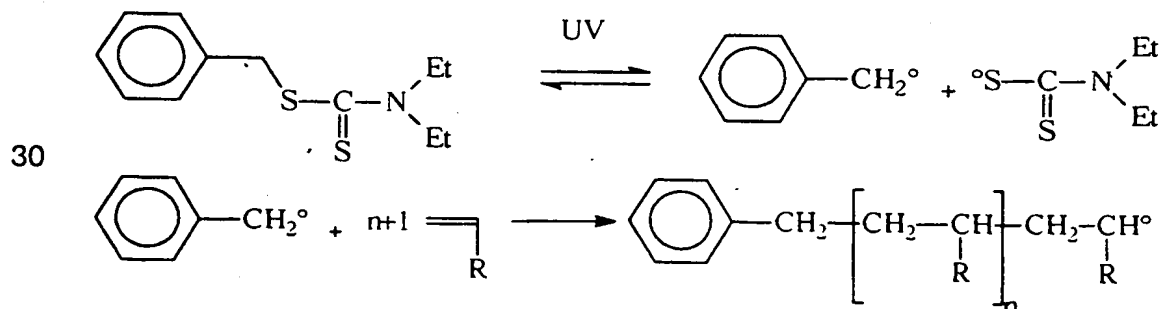
15

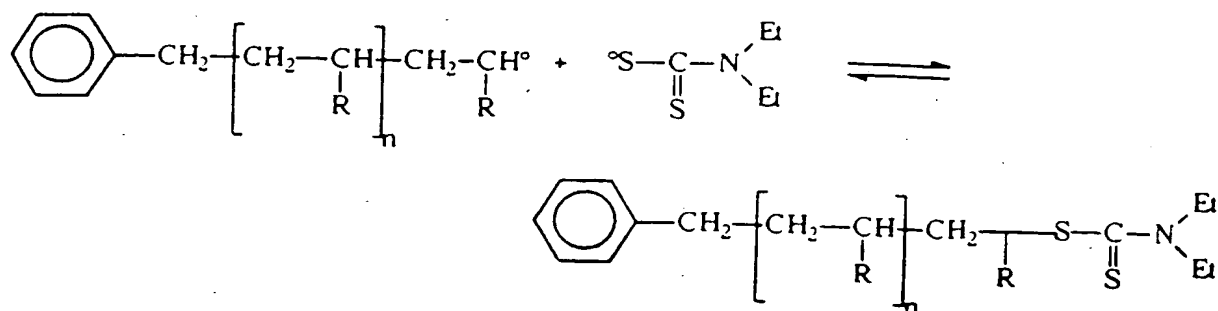
Une autre méthode appelée *Atom Transfer Radical Polymerization* fait appel à des sels de métaux de transition associés à des ligands organiques et un amorceur constitué généralement d'un halogénure organique ; le contrôle de la polymérisation est rendu possible par la réversibilité de la liaison C-Halogène (Matyjaszewski K., *PCT WO 96/30421*). Un inconvénient de cette polymérisation est qu'il reste une quantité stoechiométrique de métal par chaîne.

20

Otsu (Otsu *et al.*, *Makromol. Chem. Rapid Comm.*, **3**,127-132,(1982), Otsu *et al. ibid*, **3**,123-140,(1982), Otsu *et al.*, *Polymer Bull.*, **7**,45,(1984), *ibid*, **11**,135,(1984), Otsu *et al.*, *J.Macromol. Sci. Chem.*, **A21**,961,(1984), Otsu *et al.*, *Macromolecules*, **19**,2087,(1989)), a montré que certains sulfures organiques, particulièrement les dithiocarbamates, permettaient sous irradiation UV de faire croître des chaînes de façon contrôlée, selon le principe :

25





Le principe repose sur la photolyse de la liaison C-S qui régénère le macroradical carboné, d'une part, et le radical dithiocarbamyl, d'autre part. Le caractère contrôlé de la réaction est dû à la réversibilité de la liaison C-S sous irradiation UV. Il est ainsi possible d'obtenir des copolymères à blocs. En revanche la constante d'équilibre de la réaction 1 ci-dessus n'est pas très grande par rapport à la vitesse de propagation ce qui a pour conséquence de générer des distributions en masses moléculaires relativement larges. Ainsi, l'indice de dispersion ($I_d = M_w/M_n$) est compris entre 2 et 5 (Otsu *et al.*, 25,7/8,643-650,(1989)).

Les disulfures de xanthates et de dithiocarbamates sont eux-mêmes bien connus comme agents de transferts en polymérisation radicalaire conventionnelle en mode thermique et en présence d'amorceur, mais aucun n'a permis à ce jour de contrôler la polymérisation, encore moins de produire des copolymères à blocs.

Jusqu'à présent il était connu que les disulfures (tetra-alkylthiurame disulfure, diisopropylxanthate disulfure, mercaptobenzothiazole disulfure) étaient activables thermiquement ou sous irradiation UV, alors que les monosulfures (dithiocarbamates, xanthates substitués) étaient activables uniquement sous irradiation UV (Roha *et al.*, *Macromol. Symp.*, 91, 81-92, (1995), Okawara *et al.*, *Bull. of the Tokyo Inst. of Techn.*, n° 78, 1966).

La polymérisation radicalaire contrôlée faisant appel à une source d'irradiation UV est cependant très difficile à mettre en œuvre, particulièrement d'un point de vue industriel, car la pénétration des photons UV dans le milieu de polymérisation est limitée, tant par des phénomènes d'absorption (la plupart des monomères éthyléniques adsorbent dans la plage 210-280 nm), que par les phénomènes de diffusion dans les milieux dispersés (suspension, émulsion).

D'autre part, il a été montré (Turner *et al.*, *Macromolecules*, 23,1856-1859, (1990)) que la photopolymérisation en présence de dithiocarbamate génère du disulfure carbone et peut s'accompagner d'une perte de contrôle de la polymérisation.

Pour ces raisons, on cherche donc à développer une technique permettant d'accéder à des copolymères à blocs par un procédé sans irradiation UV, de préférence

par amorçage thermique. Or, à ce jour, aucun système de polymérisation radicalaire contrôlé n'a pu être mis en évidence avec des composés dithio en l'absence de source UV.

5 La polymérisation radicalaire contrôlée présente un avantage sur la polymérisation radicalaire conventionnelle lorsqu'il s'agit de préparer des chaînes de bas poids moléculaires et fonctionnalisées (télomères réactifs). De tels polymères sont recherchés pour des applications spécifiques telles que, par exemple, revêtements et adhésifs.

10 Ainsi, lorsque l'on cherche à synthétiser des chaînes greffées avec en moyenne 2 comonomères fonctionnels, la fraction de chaînes avec au plus un site fonctionnel devient importante quand le degré de polymérisation moyen est inférieur à une valeur seuil (e.g. 20 ou 30). La polymérisation radicalaire contrôlée permet, elle, de réduire, voire inhiber, la formation de ces oligomères à zéro ou un site fonctionnel qui dégradent les performances en application.

15 Un but de la présente invention est de proposer un nouveau procédé de polymérisation radicalaire contrôlée pour la synthèse de polymères à blocs.

20 Un autre but de la présente invention est de proposer un nouveau procédé de polymérisation radicalaire contrôlée pour la synthèse de polymères à blocs en l'absence de source UV.

 Un autre but est de proposer un procédé de polymérisation radicalaire contrôlée pour la synthèse de polymères à blocs à partir de tous types de monomères.

25 Un autre but est de proposer un procédé de polymérisation radicalaire contrôlée pour la synthèse de polymères à blocs ne contenant pas d'impuretés métalliques néfastes à leur utilisation.

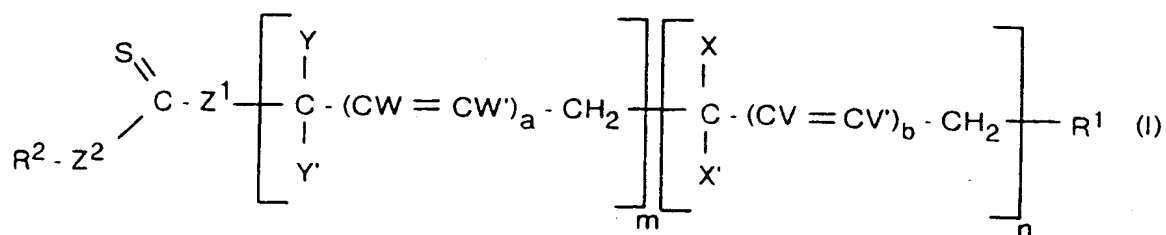
 Un autre but est de proposer un procédé de polymérisation radicalaire contrôlée pour la synthèse de copolymères à blocs, lesdits polymères étant fonctionnalisés en bout de chaîne.

30 Un autre but est de proposer un procédé de polymérisation radicalaire contrôlée pour la synthèse de polymères et de copolymères à blocs présentant un indice de polydispersité faible.

 Un autre but est de proposer un procédé de polymérisation radicalaire contrôlée pour la synthèse d'oligomères présentant un taux de fonctions constant de chaîne à chaîne.

35 Dans ce but l'invention concerne un procédé de polymérisation de polymères à blocs de formule générale (I) :

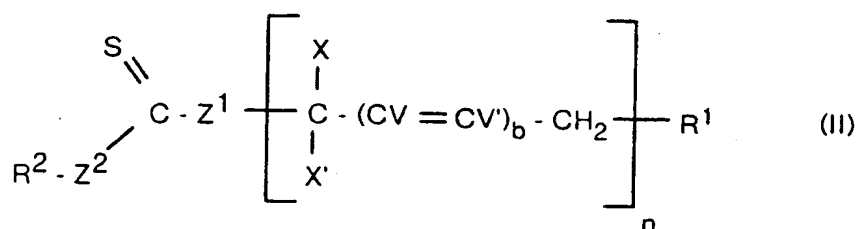
5



dans lequel on met en contact :

- un monomère éthyléniquement insaturé de formule : $CYY' (= CW - CW')_a = CH_2$,
- un composé précurseur de formule générale (II) :

5



- un initiateur de polymérisation radicalaire.

10

L'invention concerne également les polymères à blocs susceptible d'être obtenus par le procédé ci-dessus.

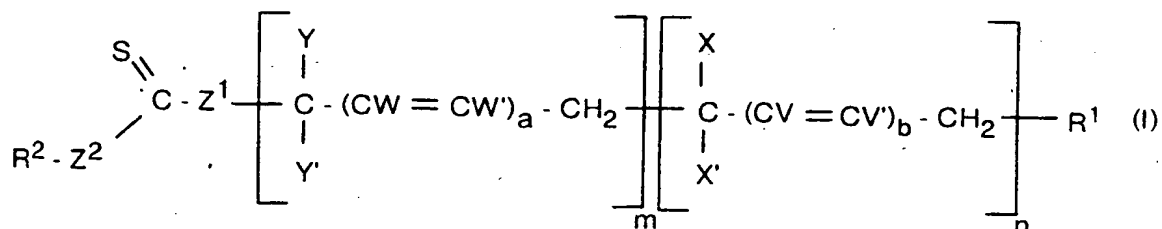
Enfin, l'invention concerne des polymères de formule générale (II) dont l'indice de polydispersité est d'au plus 2.

15

D'autres détails et avantages de l'invention apparaîtront plus clairement à la lecture de la description et des exemples.

L'invention concerne donc tout d'abord un procédé de polymérisation de polymères à blocs de formule générale (I) :

20

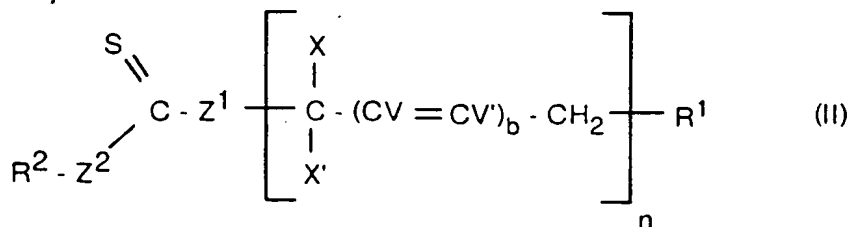


dans laquelle :

- $Z^1 = S$ ou P ,
- $Z^2 = O$, S ou P ,
- R^1 et R^2 , identiques ou différents, représentent :

25

- . un groupe (i) alkyle, acyle, aryle, alcène ou alcyne éventuellement substitué, ou
- . un cycle (ii) carboné, saturé ou non, éventuellement substitué ou aromatique, ou
- 5 . un hétérocycle (iii), saturé ou non, éventuellement substitué,
- ces groupes et cycles (i), (ii) et (iii) pouvant être substitués par des groupes phényles substitués, des groupes aromatiques substitués ou des groupes : alkoxy-carbonyle ou aryloxy-carbonyle (-COOR), carboxy (-COOH), acyloxy (-O₂CR), carbamoyle (-CONR₂), cyano (-CN), alkyl-carbonyle, alkylaryl-carbonyle, aryl-carbonyle, arylalkyl-carbonyle, phtalimido, maléïmido, succinimido, amidino, guanidino, hydroxy (-OH), amino (-NR₂), halogène, allyle, époxy, alkoxy (-OR), S-alkyle, S-aryle, les groupes présentant un caractère hydrophile ou ionique tels que les sels alcalins d'acides carboxyliques, les sels alcalins d'acide sulfonique, les chaînes polyoxyde d'alkylène (POE, POP), les substituants
- 10 cationiques (sels d'ammonium quaternaires),
- 15 R représentant un groupe alkyle ou aryle,
- . une chaîne polymère,
- V, V', W et W', identiques ou différents, représentent : H, un groupe alkyle ou un halogène,
- 20 - X, X', Y et Y', identiques ou différents, représentent H, un halogène ou un groupe R³, OR³, OCOR³, NHCOH, OH, NH₂, NHR³, N(R³)₂, (R³)₂N⁺O⁻, NHCOR³, CO₂H, CO₂R³, CN, CONH₂, CONHR³ ou CONR³₂, dans lesquels R³ est choisi parmi les groupes alkyle, aryle, aralkyle, alkaryle, alcène ou organosilyle, éventuellement perfluorés et éventuellement substitués par un ou plusieurs groupes carboxyle, époxy, hydroxyle, alkoxy, amino, halogène ou sulfonique,
- 25 - a et b, identiques ou différents, valent 0 ou 1,
- m et n, identiques ou différents, sont supérieurs ou égaux à 1, et lorsque l'un ou l'autre est supérieur à 1, les motifs unitaires répétitifs sont identiques ou différents, procédé dans lequel on met en contact :
- 30 - un monomère éthyléniquement insaturé de formule : CYY' (= CW - CW')_a = CH₂,
- un composé précurseur de formule générale (II) :



- un initiateur de polymérisation radicalaire.

Le procédé consiste donc à mettre en contact un initiateur de polymérisation radicalaire, un monomère éthyléniquement insaturé et un précurseur de formule générale (II).

5 **L'initiateur de polymérisation radicalaire** peut être choisi parmi les initiateurs classiquement utilisés en polymérisation radicalaire. Il peut s'agir par exemple d'un des initiateurs suivants :

10 - les peroxydes d'hydrogène tels que : l'hydroperoxyde de butyle tertiaire, l'hydroperoxyde de cumène, le t-butyl-peroxyacétate, le t-butylperoxybenzoate, le t-butylperoxyoctoate, le t-butylperoxynéodécanoate, le t-butylperoxyisobutarate, le peroxyde de lauroyle, le t-amylperoxypivalte, le t-butylperoxypivalate, le peroxyde de dicumyl, le peroxyde de benzoyle, le persulfate de potassium, le persulfate d'ammonium,

15 - les composés azoïques tels que : le 2,2'-azobis(isobutyronitrile), le 2,2'-azobis(2-butanenitrile), le 4,4'-azobis(4-acide pentanoïque), le 1,1'-azobis(cyclohexane-carbonitrile), le 2-(t-butylazo)-2-cyanopropane, le 2,2'-azobis[2-méthyl-N-(1,1-bis(hydroxyméthyl)-2-hydroxyéthyl) propionamide, le 2,2'-azobis(2-méthyl-N-hydroxyéthyl)-propionamide, le dichlorure de 2,2'-azobis(N,N'-diméthylèneisobutyramidine), le dichlorure de 2,2'-azobis (2-amidinopropane), le 2,2'-azobis (N,N'-diméthylèneisobutyramide), le 2,2'-azobis(2-méthyl-N-[1,1-bis(hydroxyméthyl)-2-hydroxyéthyl) propionamide), le 2,2'-azobis(2-méthyl-N-[1,1-bis(hydroxyméthyl)éthyl] propionamide), le 2,2'-azobis[2-méthyl-N-(2-hydroxyéthyl) propionamide], le 2,2'-azobis(isobutyramide) dihydrate,

25 - les systèmes redox comportant des combinaisons telles que :
les mélanges de peroxyde d'hydrogène, d'alkyle, peresters, percarbonates et similaires et de n'importe lequel des sels de fer, de sels titaneux, formaldéhyde sulfoxyate de zinc ou formaldéhyde sulfoxyate de sodium, et des sucres réducteurs,

30 - les persulfates, perborate ou perchlorate de métaux alcalins ou d'ammonium en association avec un bisulfite de métal alcalin, tel que le métabisulfite de sodium, et des sucres réducteurs,

 - les persulfate de métal alcalin en association avec un acide arylphosphinique, tel que l'acide benzène phosphonique et autres similaires, et des sucres réducteurs.

35 La quantité d'initiateur à utiliser est déterminée de manière à ce que la quantité de radicaux générés soit d'au plus 20 % en mole par rapport à la quantité de composé (II), de préférence d'au plus 5 % en mole.

Comme **monomère éthyléniquement insaturé**, on utilise plus spécifiquement selon l'invention les monomères choisis parmi le styrène ou ses dérivés, le butadiène, le chloroprène, les esters (méth)acryliques, les esters vinyliques et les nitriles vinyliques.

Le butadiène et le chloroprène correspondent au cas où a et $b = 1$ dans les
5 formules (I), (II) et dans la formule du monomère précédemment donnée.

Par esters (méth)acryliques, on désigne les esters de l'acide acrylique et de l'acide méthacrylique avec les alcools en C_1 - C_{12} hydrogénés ou fluorés, de préférence C_1 - C_8 . Parmi les composés de ce type, on peut citer : l'acrylate de méthyle, l'acrylate d'éthyle, l'acrylate de propyle, l'acrylate de *n*-butyle, l'acrylate d'isobutyle, l'acrylate de 2-éthylhexyle, l'acrylate de *t*-butyle, le méthacrylate de méthyle, le méthacrylate d'éthyle,
10 le méthacrylate de *n*-butyle, le méthacrylate d'isobutyle.

Les nitriles vinyliques incluent plus particulièrement ceux ayant de 3 à 12 atomes de carbone, comme en particulier l'acrylonitrile et le méthacrylonitrile.

Il est à noter que le styrène peut être remplacé en totalité ou en partie par des
15 dérivés tels que l'alphaméthylstyrène ou le vinyltoluène.

Les autres monomères éthyléniquement insaturés, utilisables seuls ou en mélanges, ou copolymérisables avec les monomères ci-dessus sont notamment :

- les esters vinyliques d'acide carboxylique comme l'acétate de vinyle, le versatate de vinyle, le propionate de vinyle,

- les halogénures de vinyle,

- les acides mono- et di- carboxyliques insaturés éthyléniques comme l'acide acrylique, l'acide méthacrylique, l'acide itaconique, l'acide maléique, l'acide fumarique et les mono-alkylesters des acides dicarboxyliques du type cité avec les alcanols ayant de préférence 1 à 4 atomes de carbone et leurs dérivés *N*-substitués,

- les amides des acides carboxyliques insaturés comme l'acrylamide, le méthacrylamide, le *N*-méthylolacrylamide ou méthacrylamide, les *N*-alkylacrylamides.

- les monomères éthyléniques comportant un groupe acide sulfonique et ses sels alcalins ou d'ammonium par exemple l'acide vinylsulfonique, l'acide vinyl-benzène sulfonique, l'acide alpha-acrylamido méthylpropane-sulfonique, le

- 2-sulfoéthylène-méthacrylate,

- les amides de la vinylamine, notamment le vinylformamide ou le vinylacétamide,

- les monomères éthyléniques insaturés comportant un groupe amino secondaire, tertiaire ou quaternaire, ou un groupe hétérocyclique contenant de l'azote tel que par exemple les vinylpyridines, le vinylimidazole, les (méth)acrylates d'aminoalkyle et les
35 (méth)acrylamides d'aminoalkyle comme le diméthylaminoéthyl-acrylate ou -méthacrylate, le ditertiobutylaminoéthyl-acrylate ou -méthacrylate, le diméthylamino méthyl-acrylamide ou -méthacrylamide. Il est de même possible d'utiliser des

monomères zwitterioniques comme par exemple l'acrylate de sulfopropyl (diméthyl)aminopropyle.

Pour la préparation des copolymères de formule (I) pour lesquels $Y = H$ et $Y' = NH_2$, on utilise de préférence à titre de monomères éthyléniquement insaturés les amides de la vinylamine, par exemple le vinylformamide ou le vinylacétamide. Puis le copolymère obtenu est hydrolysé à pH acide ou basique.

Pour la préparation des copolymères de formule (I) pour lesquels $Y = H$ et $Y' = OH$, on utilise de préférence à titre de monomères éthyléniquement insaturés les esters vinyliques d'acide carboxylique, comme par exemple l'acétate de vinyle. Puis le copolymère obtenu est hydrolysé à pH acide ou basique.

Les types et quantités de monomères copolymérisables mis en oeuvre selon la présente invention varient en fonction de l'application finale particulière à laquelle est destiné le polymère à blocs. Ces variations sont bien connues et peuvent être facilement déterminées par l'homme du métier.

Pour que le polymère de formule générale (I) soit un polymère à blocs, le composé "précurseur" de formule générale (II) doit être un polymère.

Donc n est supérieur ou égal à 1, de préférence supérieur ou égal à 6. Les unités monomères de ce polymère peuvent être identiques ou différentes.

Selon la variante préférée de l'invention, dans la formule (II) des composés précurseurs, Z^1 est un atome de soufre et Z^2 est un atome d'oxygène : ces composés sont donc fonctionnalisés en bout de chaîne par des xanthates d'alkyles.

De préférence, dans la formule (II) des composés précurseurs, R^1 représente :

- un groupe de formule $CR^1R^2R^3$, dans laquelle :

. R^1 , R^2 et R^3 représentent des groupes (i), (ii) ou (iii) tels que définis ci-dessus, ou

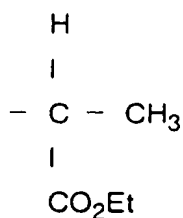
. $R^1 = R^2 = H$ et R^3 est un groupe aryle, alcène ou alcyne,

- ou un groupe $-COR^4$ dans lequel R^4 représente un groupe (i), (ii) ou (iii) tel que définis ci-dessus.

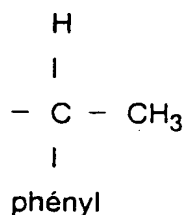
De même, dans la formule (II) des composés précurseurs, R^2 représente de préférence un groupe de formule : $-CH_2R^5$, dans laquelle R^5 représente H ou un groupe (i), (ii) ou (iii) à l'exception des groupes aryle, alcyne et alcène.

Les résultats les plus intéressants ont été obtenus pour les composés de formule (II) lorsque Z^1 est un atome de soufre, Z^2 est un atome d'oxygène, R^2 est le groupe éthyl ou phényl, et R^1 est un groupe choisi parmi :

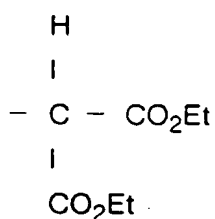
10



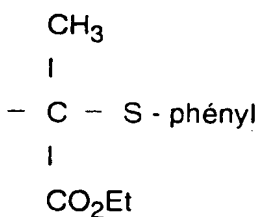
5



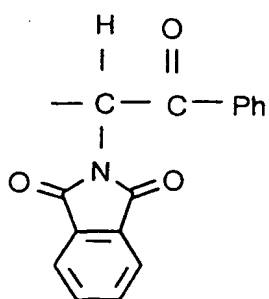
10



15



20



25

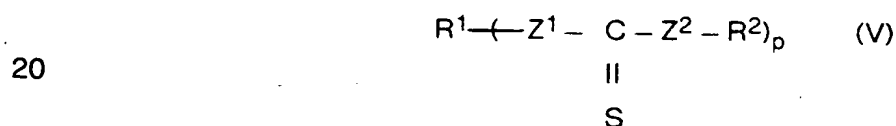
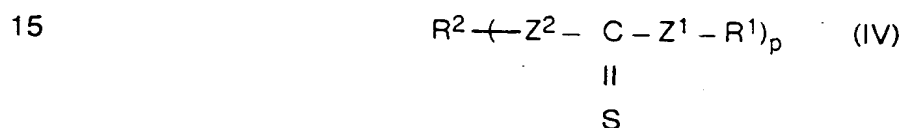
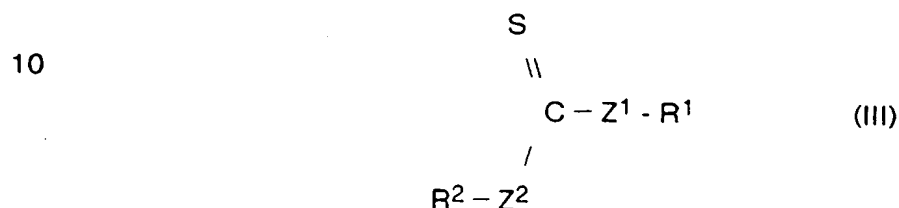
Le groupe R1 peut également représenter une chaîne polymère issue d'une polymérisation radicalaire ou ionique, ou être issue d'une polycondensation.

Les composés (II) particulièrement préférés sont les homopolymères de styrène (Y' = H, Y = C₆H₅, b = 0), d'acrylate de méthyle (Y' = H, Y = COOMe, b = 0), d'acrylate d'éthyle (Y' = H, Y = COOEt, b = 0), d'acrylate de butyle (Y' = H, Y = COOBu, b = 0), d'acrylate de tertibutyle (Y' = H, Y = COOtBu, b = 0), d'acétate de vinyle (Y' = H, Y = OCOMe, b = 0), d'acide acrylique (Y' = H, Y = COOH, b = 0), et pour lesquels :

30

- $Z^1 = S$, $Z^2 = O$, $R^1 = CHCH_3(CO_2Et)$ et $R^2 = Et$, ou
- $Z^1 = S$, $Z^2 = O$, $R^1 = CH(CO_2Et)_2$ et $R^2 = Et$.

5 Ce polymère précurseur (II) peut être issu de la polymérisation radicalaire d'un monomère éthyléniquement insaturé de formule : $CXX' (= CV - CV')_b = CH_2$ par mise en contact dudit monomère avec un initiateur de polymérisation radicalaire et un composé de formule générale (III), (IV) ou (V) :



p étant compris entre 2 et 10, de préférence entre 2 et 5.

Lors de cette synthèse, les initiateurs de polymérisation radicalaire et les monomères éthyléniquement insaturés sont du type de ceux précédemment cités.

25 Quant aux composés de formules générales (III), (IV) ou (V), les symboles R^2 , Z^2 , R^1 et Z^1 ont la même signification que précédemment. Les préférences quant à ses symboles sont les mêmes que précédemment.

Ainsi, les composés de formule générale (III) préférés sont le a-(O-éthylxanthyl)propionate d'éthyle ($Z^1 = S$, $Z^2 = O$, $R^1 = CHCH_3(CO_2Et)$, $R^2 = Et$) et le [1-(O-éthylxanthyl)malonate ($Z^1 = S$, $Z^2 = O$, $R^1 = CH(CO_2Et)_2$, $R^2 = Et$).

30 Parmi les composés de formule (IV), on préfère ceux pour lesquels R^2 est le groupe $-(CH_2)_q-$ ou un groupe polyéther $-(CHR - CH_2 - O)_q - CHR - CH_2 -$, avec q compris entre 2 et 10.

35 Parmi les composés de formule (V), on préfère ceux pour lesquels R^1 est le groupe $-CH_2-$ phényl $-CH_2-$ ou le groupe $-CHCH_3CO_2CH_2CH_2CO_2CHCH_3-$.

Les composés de formules (III), (IV) et (V) sont facilement accessibles. Ceux pour lesquels Z^1 est un atome de soufre et Z^2 est un atome d'oxygène, dits xanthates

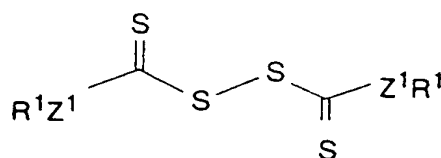
d'alkyle, peuvent notamment être obtenus par réaction entre un sel de xanthate, tel qu'un sel alcalin du type :



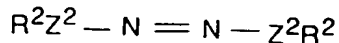
et un dérivé halogéné du type : Hal - R¹ avec Hal choisi parmi Cl, Br ou I.

10 Les composés de formules (III), (IV) et (V) dans lesquelles Z¹ égale S peuvent également être obtenus par le procédé dans lequel on mélange et on chauffe :

- un composé disulfuré (S) de formule (A) :



15 - et un composé diazoïque (N) de formule (B) :



Le procédé complet de synthèse d'un polymère à blocs de formule (I) selon l'invention peut donc consister à :

20 (1) synthétiser un polymère par mise en contact d'un monomère éthyléniquement insaturé de formule : CXX' (= CV - CV')_b = CH₂, d'un initiateur de polymérisation radicalaire et d'un composé de formule (III), (IV) ou (V),

25 (2) utiliser le polymère obtenu à l'étape 1 en tant que précurseur de formule générale (II) pour préparer un polymère dibloc par mise en contact avec un nouveau monomère éthyléniquement insaturé de formule : CYY' (= CW - CW')_a = CH₂ et un initiateur de polymérisation radicalaire,

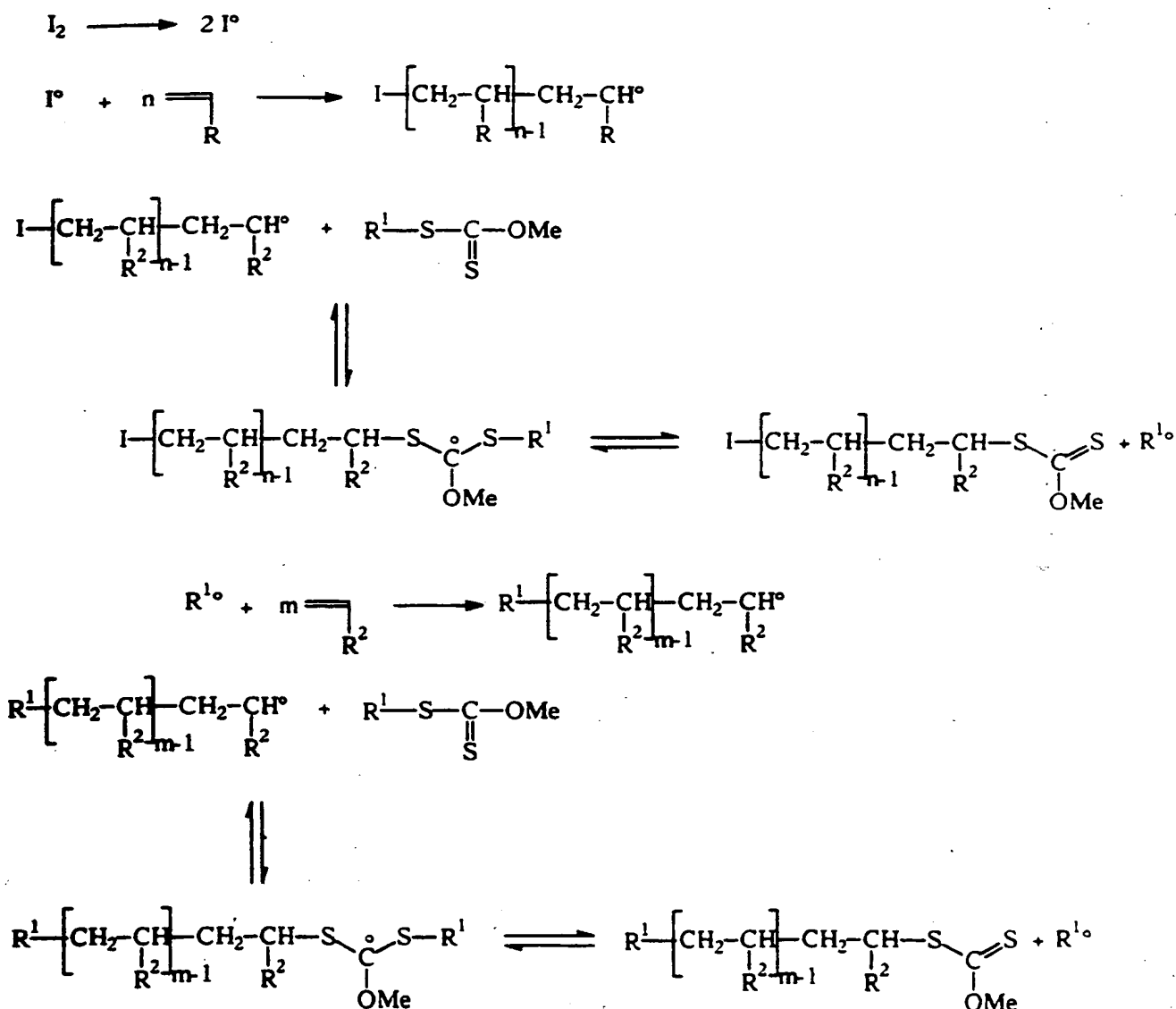
Cette étape (2) peut être répétée autant de fois que voulu avec de nouveaux monomères pour synthétiser de nouveaux blocs et obtenir un polymère multibloc.

30 Comme indiqué précédemment, pour la préparation des précurseurs de formule (II) pour lesquels X = H et X' = NH₂ (étape (1) ci-dessus définie), on utilise de préférence à titre de monomères éthyléniquement insaturés les amides de la vinylamine, par exemple le vinylformamide ou le vinylacétamide. Puis, le polymère obtenu est hydrolysé à pH acide ou basique.

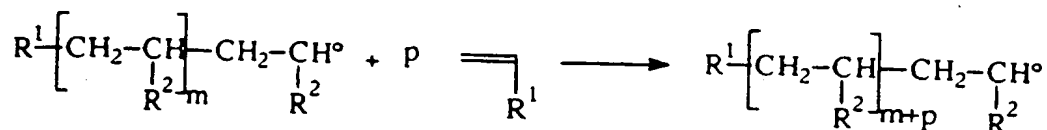
De même, pour la préparation des précurseurs de formule (II) pour lesquels $X = H$ et $X' = OH$, on utilise de préférence à titre de monomères éthyléniquement insaturés les esters vinyliques d'acide carboxylique, comme par exemple l'acétate de vinyle. Puis le polymère obtenu est hydrolysé à pH acide ou basique.

- 5 Sans pour autant exclure tout autre schéma réactionnel, le mécanisme d'action supposé de la polymérisation est illustré ci-dessous dans le cas d'un composé précurseur de formule (II) de type xanthate.

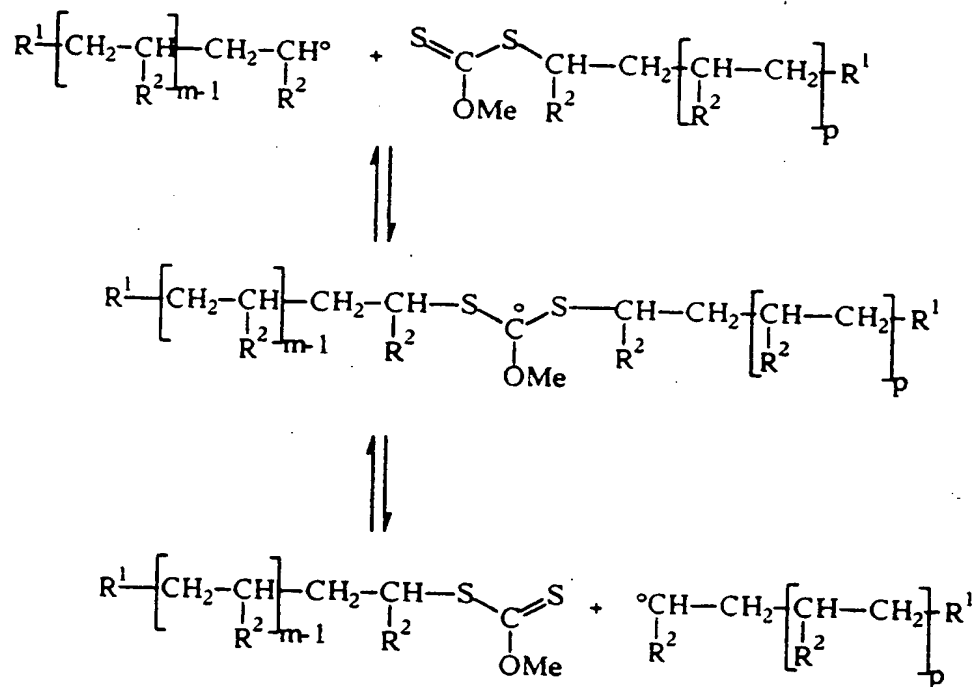
1. Initiation de la polymérisation :



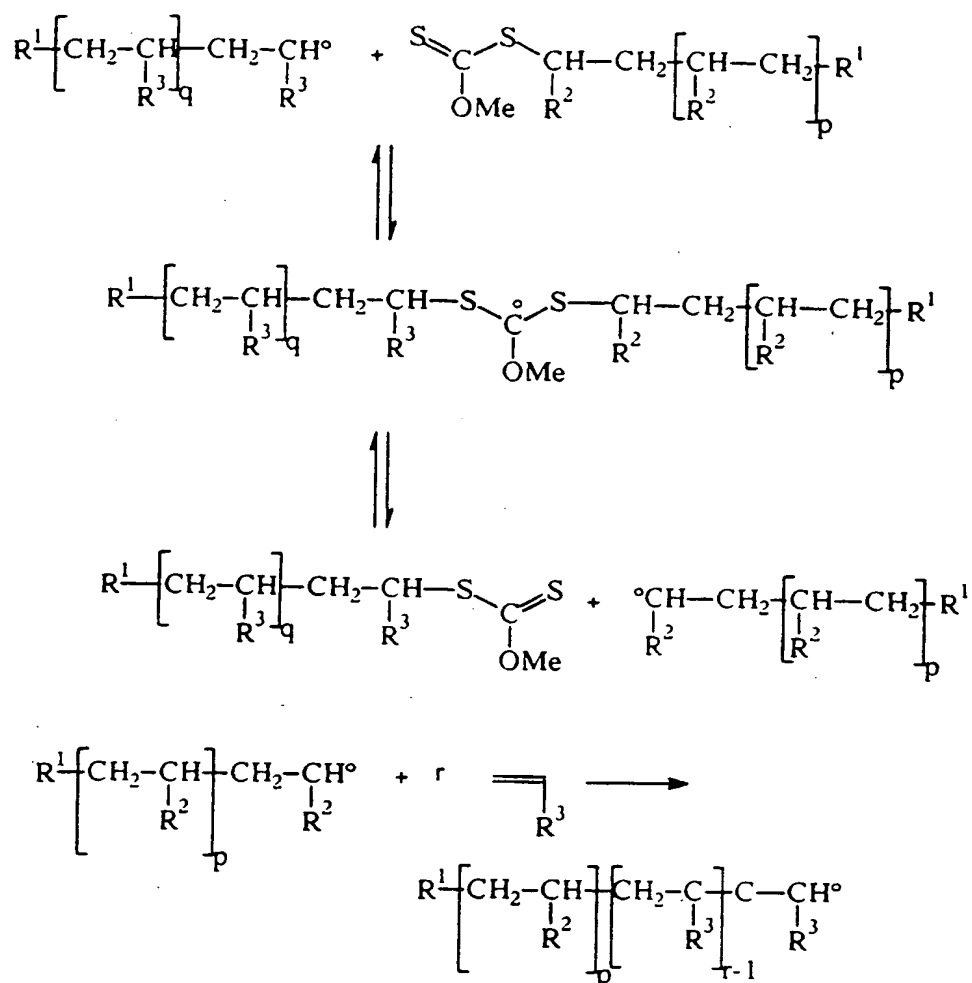
2. Croissance des chaînes



3. Transfert de chaîne dégénératif



- La réaction de transfert de chaîne dégénératif permet de réactiver en macroradical une chaîne "dormante", qui porte le motif xanthate à son extrémité. Ce dernier peut croître par propagation et de nouveau s'additionner sur une extrémité de chaîne xanthate et fragmenter. Lorsque la vitesse d'échange du xanthate est au moins aussi grande que la vitesse de propagation, alors les chaînes vont croître selon un processus contrôlé. Lorsque le monomère $\text{CH}_2 = \text{CHR}^2$ est entièrement consommé, un deuxième monomère de nature différente $\text{CH}_2 = \text{CHR}^3$ est introduit dans le milieu, on obtient alors des copolymères à blocs de formule générale (I) :



Selon ce principe, l'invention concerne donc également un procédé de préparation de polymères multiblocs, dans lequel on répète au moins une fois la mise en oeuvre du

5

- des monomères différents de la mise en oeuvre précédente, et
- à la place du composé précurseur de formule (II) le polymère à blocs issu de la mise en oeuvre précédente.

10

Si on répète la mise en oeuvre une fois, on obtiendra un polymère tribloc, si on le répète une deuxième fois, on obtiendra un polymère "quadribloc", et ainsi de suite. De cette manière, à chaque nouvelle mise en oeuvre, le produit obtenu est un polymère à blocs présentant un bloc polymère supplémentaire.

15

Donc, pour la préparation de polymères multiblocs, le procédé consiste à répéter plusieurs fois la mise en oeuvre du procédé précédent sur le polymère à blocs issu de chaque mise en oeuvre précédente avec des monomères différents.

Selon ce procédé de préparation de polymères multiblocs, lorsque l'on souhaite obtenir des polymères à blocs homogènes et non à gradient de composition, et si toutes

les polymérisations successives sont réalisées dans le même réacteur, il est essentiel que tous les monomères utilisés lors d'une étape aient été consommés avant que la polymérisation de l'étape suivante ne commence, donc avant que les nouveaux monomères ne soient introduits.

5

Les composés de formule (IV) et (V) sont particulièrement intéressants car ils permettent de faire croître une chaîne polymère sur au moins deux sites actifs. Avec ce type de composé, il est possible d'économiser des étapes de polymérisation pour obtenir un copolymère à n blocs.

10 Ainsi, si p vaut 2 dans la formule (IV) ou (V), le premier bloc est obtenu par polymérisation d'un monomère M1 en présence du composé de formule (IV) ou (V). Ce premier bloc peut ensuite croître à chacune de ses extrémités par polymérisation d'un deuxième monomère M2. Un copolymère tribloc est obtenu, ce polymère tribloc peut, lui-même, croître à chacune de ses extrémités par polymérisation d'un troisième
15 monomère M3. Ainsi, un copolymère "pentabloc" est obtenu en seulement trois étapes.

Si p est supérieur à 2, le procédé permet d'obtenir des homopolymères ou des copolymères à blocs dont la structure est "multi-bras" ou hyperbranchée.

20 La polymérisation peut être réalisée en masse, en solution ou en émulsion. De préférence, elle est mise en oeuvre en émulsion.

De préférence, le procédé est mis en oeuvre de manière semi-continue.

La température peut varier entre la température ambiante et 150°C selon la nature des monomères utilisés.

25 En général, au cours de la polymérisation, la teneur instantanée en polymère par rapport à la quantité instantanée en monomère et polymère est comprise entre 50 et 99 % en poids, de préférence entre 75 et 99 %, encore plus préférentiellement entre 90 et 99 %. Par polymère, on entend soit le composé de formule (I) pour la synthèse de copolymère à blocs, soit le composé de formule (II) pour la synthèse du polymère précurseur. Cette teneur est maintenue, de manière connue, par contrôle de la
30 température, de la vitesse d'addition des réactifs et de l'initiateur de polymérisation.

Le procédé est mis en oeuvre en l'absence de source UV.

Le procédé selon l'invention présente l'avantage de conduire à des polymères à blocs présentant un indice de polydispersité faible.

35 Il permet également de contrôler la masse moléculaire des polymères.

L'invention concerne donc aussi les polymères à blocs susceptibles d'être obtenus par le procédé précédent.

Ces polymères présentent, en général, un indice de polydispersité d'au plus 2, de préférence d'au plus 1,5.

Ces résultats sont notamment obtenus pour les polymères à blocs de formule (I) fonctionnalisés en bout de chaîne par le groupe xanthate d'alkyle.

5 Ces polymères correspondent aux polymères de formule générale (I) pour lesquels Z^1 est un atome de soufre et Z^2 est un atome d'oxygène.

Les polymères à blocs préférés sont ceux présentant au moins deux blocs polymères choisis parmi les associations suivantes :

- polystyrène/polyacrylate de méthyle
- 10 - polystyrène/polyacrylate d'éthyle,
- polystyrène/polyacrylate de tertiobutyle,
- polyacrylate d'éthyle/polyacétate de vinyle,
- polyacrylate de butyle/polyacétate de vinyle
- polyacrylate d'éthyle/polyacrylate de tertiobutyle,
- 15 - polyacrylate de tertiobutyle/polyacétate de vinyle,
- polyacrylate d'éthyle/polyacrylate de butyle,
- polyacrylate de butyle/alcool polyvinylique,
- polyacide acrylique/alcool polyvinylique.

20 Selon un mode préféré, les polymères présentent au moins deux blocs polymères choisis parmi les associations précédentes et sont de formule générale (I), dans laquelle :

- $Z^1 = S$, $Z^2 = O$, $R^1 = CHCH_3(CO_2Et)$ et $R^2 = Et$, ou
- $Z^1 = S$, $Z^2 = O$, $R^1 = CH(CO_2Et)_2$ et $R^2 = Et$.

25 Enfin, le procédé de synthèse des polymères précurseurs de formule générale (II) permet également de synthétiser des polymères présentant un faible indice de polydispersité. Ces polymères précurseurs présentent, en général, un indice de polydispersité d'au plus 2, de préférence d'au plus 1,5, notamment lorsque ces polymères sont fonctionnalisés xanthate d'alkyle (Z^1 est un atome de soufre et Z^2 est un atome d'oxygène).

30 De préférence, n est supérieur ou égal à 6.

Les composés (II) particulièrement préférés sont les homopolymères de styrène ($Y' = H$, $Y = C_6H_5$, $b = 0$), d'acrylate de méthyle ($Y' = H$, $Y = COOMe$, $b = 0$), d'acrylate d'éthyle ($Y' = H$, $Y = COOEt$, $b = 0$), d'acrylate de butyle ($Y' = H$, $Y = COOBu$, $b = 0$), d'acrylate de tertiobutyle ($Y' = H$, $Y = COOtBu$, $b = 0$), d'acétate de vinyle ($Y' = H$, $Y = OCOMe$, $b = 0$), d'acide acrylique ($Y' = H$, $Y = COOH$, $b = 0$), et pour lesquels :

- $Z^1 = S$, $Z^2 = O$, $R^1 = CHCH_3(CO_2Et)$ et $R^2 = Et$, ou
- $Z^1 = S$, $Z^2 = O$, $R^1 = CH(CO_2Et)_2$ et $R^2 = Et$.

Les exemples suivants illustrent l'invention sans toutefois en limiter la portée.

EXEMPLES

5

1. SYNTHÈSE DE PRECURSEURS DE FORMULE (III) (xanthate d'alkyle)

Exemple 1.1 : Synthèse du précurseur α -(O-éthylxanthyl)propionate d'éthyle

10 Dans un ballon, on introduit environ 1 litre d'éthanol et 80 ml de α -bromopropionate d'éthyle. Le ballon est plongé dans un bain de glace. L'homogénéisation se fait sous agitation et balayage d'azote. Lorsque la température du milieu réactionnel est stabilisée, on ajoute 109 g d'O-éthylxanthate de potassium. L'agitation et le balayage d'azote sont maintenus pendant environ 4 heures au cours
15 desquelles le milieu devient blanchâtre en raison de la formation de KBr.

Lorsque la réaction est terminée, environ 1 litre d'eau est additionné dans le réacteur. Le milieu devient limpide et jaune. Le produit désiré est extrait de la phase eau-alcool par un mélange éther/pentane (1/2) et récupéré par évaporation sous vide.

20 Le spectre par RMN ^{13}C donne les pics suivants : 171,21 ; 70,11 ; 61,62 ; 47,01 ; 16,82 ; 14,04 ; 13,60.

Exemple 1.2 : Synthèse du précurseur [1-(O-éthylxanthyl)éthyl]benzène

25 Dans un ballon, on introduit environ 1 litre d'éthanol et 80 ml de (1-bromoéthyl)benzène. Le ballon est plongé dans un bain de glace. L'homogénéisation se fait sous agitation et balayage d'azote. Lorsque la température du milieu réactionnel est stabilisée, on ajoute 104 g d'O-éthylxanthate de potassium. L'agitation et le balayage d'azote sont maintenus pendant environ 4 heures au cours desquelles le
30 milieu devient blanchâtre en raison de la formation de KBr.

Lorsque la réaction est terminée, environ 1 litre d'eau est additionné dans le réacteur. Le milieu devient limpide et jaune. Le produit désiré est extrait de la phase eau-alcool par un mélange éther/pentane (1/2) et récupéré par évaporation sous vide.

35 Le spectre par RMN ^{13}C donne les pics suivants : 213,25 ; 141,73 ; 128,57 ; 127,47 ; 126,49 ; 69,69 ; 49,21 ; 21,70 ; 13,71.

Exemple 1.3 : Synthèse du précurseur α , α' -di(O-éthylxanthyl)-p-xylène

Dans un ballon, on introduit environ 1 litre d'éthanol et 80 ml de α, α' -dichloro-p-xylène. Le ballon est plongé dans un bain de glace. L'homogénéisation se fait sous agitation et balayage d'azote. Lorsque la température du milieu réactionnel est stabilisée, on ajoute 184 g d'O-éthylxanthate de potassium. L'agitation et le balayage d'azote sont maintenus pendant environ 4 heures au cours desquelles le milieu devient blanchâtre en raison de la formation de KCl.

Lorsque la réaction est terminée, environ 1 litre d'eau est additionné dans le réacteur. Le milieu devient limpide et jaune. Le produit désiré est extrait de la phase eau-alcool par un mélange dichlorométhane/éther/pentane (1/1/2) et récupéré par évaporation sous vide.

Le spectre par RMN ^{13}C donne les pics suivants : 135,27 ; 129,42 ; 70,23 ; 40,12 ; 13,89.

Exemple 1.4 : Synthèse du précurseur α -(O-éthylxanthyl)- α -phthalimido acétophenone

Dans un ballon, on introduit 74 ml d'acétone et 12,7 g de α -bromo- α -phthalimido acétophenone. Le mélange est homogénéisé sous agitation et balayage d'azote. On ajoute 6,5 g de sel O-éthylxanthate de potassium. La réaction dure 5 min, puis le milieu réactionnel est dilué par de l'eau distillée.

Le solide précipité est filtré, séché et purifié par recristallisation dans l'éthanol.

Le spectre par RMN ^{13}C donne les pics suivants : 210,0 ; 189,2 ; 166,2 ; 134,4 ; 133,8 ; 133,6 ; 131,5 ; 128,7 ; 128,4 ; 123,7 ; 71,6 ; 61,8 ; 13,6.

Exemple 1.5 : Synthèse du précurseur α -(O-éthylxanthyl)- α -phénylthiopropionate d'éthyle

Dans un ballon, on introduit 11 ml d'acétone et 2,36 g de sel O-éthylxanthate de potassium. Le mélange est homogénéisé sous agitation et balayage d'azote puis, on ajoute au goutte à goutte une solution de α -chloro- α -phénylthiopropionate d'éthyle (1,56 g) dans l'acétone (4 ml). Le mélange est agité pendant 30 min. Le solvant est évaporé. Le résidu dilué à l'éther, puis lavé à l'eau.

La phase organique est séparée et séchée sur du sulfate de sodium. Le produit est récupéré après concentration sous vide et purification par chromatographie sur silice.

Le spectre par RMN ^{13}C donne les pics suivants : 211,3 ; 168,8 ; 137,6 ; 130,4 ; 129,0 ; 128,9 ; 69,72 ; 62,99 ; 62,13 ; 25,56 ; 13,80 ; 13,37.

5 **Exemple 1.6 : Synthèse du précurseur O-éthylxanthylmalonate**

Dans un ballon, on introduit 50 ml d'acétone et 4 ml de diéthylchloromalonate. Le mélange est homogénéisé sous agitation et balayage d'azote et on ajoute 4,4 g de sel O-éthylxanthate de potassium. La réaction dure 1 heure à l'issue de laquelle le milieu réactionnel est dilué par 20 ml d'eau.

Le produit est extrait de la phase ainsi obtenue par 50 ml d'éther puis purifié par chromatographie flash.

Le spectre par RMN ^{13}C donne les pics suivants : 210,3 ; 165,2 ; 71,0 ; 62,8 ; 56,4 ; 14,0 ; 13,6.

Exemple 1.7 : Synthèse du précurseur α -(O-phényléthylxanthyl)- α -phénylthiopropionate d'éthyle

20 On introduit dans un ballon 20 ml d'acétone et 5,58 g d'O-phényléthylxanthate de potassium. Le mélange est homogénéisé sous agitation et balayage d'azote, puis la température est abaissée à 0°C.

Une solution de α -chloro- α -phénylthiopropionate d'éthyle (6,15 g) dans l'acétone (20 ml) est ajoutée goutte à goutte dans le ballon. Le mélange est agité pendant 25 heures.

Le solvant est ensuite évaporé. Le résidu est dilué à l'éther, lavé une première fois à l'eau, puis par une solution aqueuse saturée en NaCl. La phase organique est séparée et séchée sur du sulfate de sodium.

30 Le produit est récupéré sous forme de cristaux blancs après évaporation et recristallisation dans l'éther à température ambiante.

Le spectre par RMN ^{13}C donne les pics suivants : 211,27 ; 168,82 ; 130,42 ; 69,72 ; 62,13 ; 25,56 ; 13,80 ; 13,37.

35 **Exemple 1.8 : Synthèse du précurseur α -(O-phényléthylxanthyl)- α -phényléthanoate d'éthyle**

On introduit dans un ballon 1 équivalent d'alcool phényléthylrique (16,78 ml) en solution dans 150 ml de THF, puis on ajoute 1 équivalent de NaH (5,68 g) à 0°C.

Après deux heures d'agitation, 1 équivalent de CS₂ (8,48 ml) est ajouté.

Après agitation toute la nuit à température ambiante, la solution est filtrée. Le sel
5 est lavé avec du pentane puis séché. Il est isolé d'une manière quantitative sous la forme d'une poudre jaune dont 1,09 g est dissous dans 5 ml d'acétone. La solution est refroidie à 0°C.

1 équivalent (0,99 g) de α -chlorophényléthanoate d'éthyle est ajouté. La solution est agitée pendant trois heures à température ambiante.

10 Elle est ensuite extraite par de l'éther, séchée sur sulfate de magnésium et concentrée sous vide.

1,62 g de α -(O-phényléthylxanthyl)- α -phényléthanoate d'éthyle est récupéré. Le rendement global de réaction est de 90 %.

15 Exemple 1.9 : Synthèse du précurseur (O-éthylxanthyl)-isobutyronitrile

On dissout 10 ml de bis(O-éthyl)xanthate (2,42 g) dans 36 ml d'hexane dans un ballon de 100 ml muni d'un réfrigérant et sous atmosphère inerte d'argon.

La solution est chauffée pendant 15 min puis 1 équivalent d'azo-bis-isobutyronitrile
20 (AIBN) (1,64 g) est additionné. 0,5 équivalent d'AIBN (0,82 g) est ajouté après deux heures et demie.

La solution est séchée sous vide. Le produit est purifié par chromatographie et isolé. Le rendement est de 77 %.

25 Exemple 1.10 : Synthèse du précurseur O-néopentylxanthylmalonate d'éthyle

Dans un ballon, on introduit 1 équivalent d'alcool néopentylrique (2,15 ml) en solution dans 30 ml de THF. Puis, on ajoute 1 équivalent de NaH (0,81 g) à 0°C.

Après deux heures d'agitation, on ajoute 1 équivalent de CS₂ (1,21 ml).

30 Après agitation toute la nuit à température ambiante, la solution est filtrée. Le sel est lavé avec du pentane, puis séché. Il est isolé d'une manière quantitative sous la forme d'une poudre jaune dont 1,86 g est mis en solution dans 10 ml d'acétone. La solution est refroidie à 0°C.

On ajoute 1 équivalent d'éthylchloromalonate (1,61 ml) dans 5 ml d'acétone. La
35 solution est agitée pendant 4 heures à température ambiante. Elle est ensuite hydrolysée et extraite à l'éther. Puis, elle est séchée sur du sulfate de magnésium et concentrée sous vide.

Après purification par chromatographie, on isole 2,08 g de produit. Le rendement est de 65 %.

5 **Exemple 1.11 : Synthèse du précurseur O-isobornylxanthylmalonate d'éthyle**

Dans un ballon, on introduit 15,4 g d'isobornéol en solution dans 200 ml de THF. La solution est traitée par 1 équivalent de NaH à 0°C puis, après deux heures d'agitation, on ajoute 6 ml de CS₂.

10 La solution est agitée toute la nuit à température ambiante puis filtrée. Les sels sont ensuite lavés par de l'éther. Le filtrat est concentré. Il est repris par du pentane et filtré. Il est enfin séché pour obtenir quantitativement le sel de sodium.

5,04 g de ce sel sont dissous dans 40 ml d'acétone. La solution est refroidie à 0°C. On y ajoute 3,08 ml d'éthylchloromalonate. La solution est agitée pendant une
15 heure à 0°C. Elle est ensuite hydrolysée, extraite à l'éther, puis séchée sur du sulfate de magnésium et concentrée sous vide.

Après purification par chromatographie sur silice, on obtient 5,92 g de produit. Le rendement est de 80 %.

20 **Exemple 1.12 : Synthèse du précurseur (O-isopropylxanthyl)-valeronitrile**

On dissout 0,336 g d'azo-bis-valéronitrile et 0,27 g de bis(O-isopropyl)xanthate dans du dioxane. La température est portée à 101°C.

Après 12 heures d'agitation, le solvant est évaporé et le résidu purifié par
25 chromatographie sur silice.

Le produit est obtenu avec un rendement de 60 %.

EXEMPLES 2 - SYNTHÈSE DES PRECURSEURS DE FORMULE (II)
(homopolymères)

30

Exemple 2.1 : Homopolymère de styrène

Dans un ballon de 10 ml, on introduit 1 mmol de α-(O-éthylxanthyl)propionate d'éthyle (0,222 g) et 40 mmol de styrène (4,16 g). La température est portée à 125°C et
35 on ajoute 0,03 mmol de peroxyde de lauroyle (12,8 mg).

La polymérisation dure 9 heures au cours desquelles on réalise plusieurs ajouts d'amorceur :

- 0,02 mmol après deux heures,

- 0,02 mmol après quatre heures,
- 0,01 mmol après six heures,
- 0,01 mmol après huit heures.

5 Le polymère est récupéré par précipitation dans le méthanol et analysé par G.P.C. en milieu THF et en équivalents polystyrène (voir tableau 9).

Exemple 2.2 : Homopolymère de styrène

10 Dans un ballon de 10 ml, on introduit 1 mmol de [1-(O-éthylxanthyl)éthyl]benzène (0,226 g) et 40 mmol de styrène (4,16 g). La température est portée à 90°C et on ajoute 0,02 mmol de peroxyde de lauroyle (8,52 mg).

La polymérisation dure 12 heures au cours desquelles on réalise plusieurs ajouts d'amorceur :

- 15 - 0,01 mmol après deux heures,
 - 0,01 mmol après quatre heures,
 - 0,01 mmol après six heures,
 - 0,01 mmol après huit heures,
 - 0,01 mmol après dix heures.

20

Le polymère est récupéré par précipitation dans le méthanol et analysé par G.P.C. en milieu THF et en équivalents polystyrène (voir tableau 9).

Exemple 2.3 : Homopolymère de styrène

25

Dans un ballon de 10 ml, on introduit 1 mmol de a, a'-di(O-éthylxanthyl)-p-xylène (0,346 g) et 40 mmol de styrène (4,16 g). La température est portée à 90°C et on ajoute 0,02 mmol de peroxyde de lauroyle (8,52 mg) .

30 La polymérisation dure 15 heures au cours desquelles plusieurs ajouts d'amorceur sont réalisés :

- 0,01 mmol après deux heures,
 - 0,01 mmol après quatre heures,
 - 0,01 mmol après six heures,
 - 0,01 mmol après huit heures,
35 - 0,01 mmol après douze heures,
 - 0,01 mmol après quatorze heures.

Le polymère est récupéré par précipitation dans le méthanol et analysé par G.P.C. en milieu THF et en équivalents polystyrène (voir tableau 9).

5

Exemple 2.4 : Homopolymère de styrène

Dans un ballon de 10 ml, on introduit 1 mmol de α -(O-éthylxanthyl)- α -phthalimido acétophenone (0,385 g) et 40 mmol de styrène (4,16 g). La température est portée à 90°C et on ajoute 0,02 mmol de peroxyde de lauroyle (8,52 mg).

La polymérisation dure 15 heures au cours desquelles on réalise plusieurs ajouts d'amorceur :

- 0,01 mmol après deux heures,
- 0,01 mmol après quatre heures,
- 15 - 0,01 mmol après six heures,
- 0,01 mmol après huit heures,
- 0,01 mmol après douze heures,
- 0,01 mmol après quatorze heures.

20 Le polymère est récupéré par précipitation dans le méthanol et analysé par G.P.C. en milieu THF et en équivalents polystyrène (voir tableau 9).

Exemple 2.5 : Homopolymère de styrène

25 Dans un ballon de 10 ml, on introduit 1 mmol de α -(O-éthylxanthyl)- α -phénylthiopropionate d'éthyle (0,33 g) et 40 mmol de styrène (4,16 g). La température est portée à 90°C et on ajoute 0,02 mmol de peroxyde de lauroyle (8,52 mg).

La polymérisation dure 15 heures au cours desquelles on réalise plusieurs ajouts d'amorceur :

- 30 - 0,01 mmol après deux heures,
- 0,01 mmol après quatre heures,
- 0,01 mmol après six heures,
- 0,01 mmol après huit heures,
- 0,01 mmol après douze heures,
- 35 - 0,01 mmol après quatorze heures.

Le polymère est récupéré par précipitation dans le méthanol et analysé par G.P.C. en milieu THF et en équivalents polystyrène (voir tableau 9).

Exemple 2.6 : Homopolymère d'acrylate de méthyle

Dans un ballon de 10 ml, on introduit 1 mmol de α -(O-éthylxanthyl)propionate d'éthyle (0,222 g), 40 mmol d'acrylate de méthyle (AMe) (3,44 g) et 3,5 ml de toluène. La température est portée à 100°C et on ajoute 0,035 mmol de peroxyde de lauroyle (14,9 mg). La polymérisation dure 15 heures au cours desquelles on réalise plusieurs ajouts d'amorceur :

- 0,02 mmol après deux heures,
- 10 - 0,02 mmol après six heures,
- 0,02 mmol après dix heures.

Le polymère est récupéré par évaporation, sous vide poussé, du solvant et des traces de monomères résiduels et analysé par G.P.C. en milieu THF et en équivalents polystyrène (voir tableau 9).

Exemple 2.7 : Homopolymère d'acrylate de méthyle

Dans un ballon de 10 ml, on introduit 1 mmol de α -(O-éthylxanthyl)propionate d'éthyle (0,222 g) et 40 mmol d'acrylate de méthyle (3,44 g). La température est portée à 80°C et on ajoute 0,03 mmol de peroxyde de lauroyle (12,8 mg).

La polymérisation dure 45 min.

Le polymère est récupéré par évaporation, sous vide poussé, du solvant et des traces de monomères résiduels. Il est analysé par G.P.C. en milieu THF et en équivalents polystyrène (voir tableau 9).

Exemple 2.8 : Homopolymère d'acrylate de méthyle

Dans un ballon de 10 ml, on introduit 1 mmol de α -(O-éthylxanthyl)propionate d'éthyle (0,222 g) et 80 mmol d'acrylate de méthyle (6,88 g). La température est portée à 80°C et 0,02 mmol de peroxyde de lauroyle (8,52 mg) sont ajoutées. La polymérisation dure 45 min.

Le polymère est récupéré par évaporation, sous vide poussé, des traces de monomères résiduels. Il est analysé par G.P.C. en milieu THF et en équivalents polystyrène (voir tableau 9).

Exemple 2.9 : Homopolymère d'acrylate de méthyle

Dans un ballon de 10 ml, on introduit 1 mmol de a-(O-éthylxanthyl)-a-phthalimido acétophenone (0,385 g) et 40 mmol d'acrylate de méthyle (3,44 g). La température est portée à 80°C et 0,02 mmol de peroxyde de lauroyle (8,52 mg) sont ajoutées. La polymérisation dure 45 min.

Le polymère est récupéré par évaporation sous vide poussé des traces de monomères résiduels. Il est analysé par G.P.C. (voir tableau 9).

Exemple 2.10 : Homopolymère d'acrylate d'éthyle

Dans un ballon de 10 ml, on introduit 1 mmol de a-(O-éthylxanthyl)propionate d'éthyle (0,222 g) et 40 mmol d'acrylate d'éthyle (AEt) (3,44 g). La température est portée à 80°C et 0,02 mmol de peroxyde de lauroyle (8,52 mg) sont ajoutées. La polymérisation dure 6 heures.

Le polymère est récupéré par évaporation, sous vide poussé, des traces de monomères résiduels. Il est analysé par G.P.C. en milieu THF et en équivalents polystyrène (voir tableau 9).

Exemple 2.11 : Homopolymère d'acrylate de méthyle

Dans un ballon de 10 ml, on introduit 1 mmol de a-(O-éthylxanthyl)-a-phénylthiopropionate d'éthyle (0,33 g) et 40 mmol d'acrylate de méthyle (3,44 g). La température est portée à 80°C et on ajoute 0,02 mmol de peroxyde de lauroyle (8,52 mg).

La polymérisation dure 6 heures.

Le polymère est récupéré par évaporation, sous vide poussé, des traces de monomères résiduels. Il est analysé par G.P.C. en milieu THF et en équivalents polystyrène (voir tableau 9).

Exemple 2.12 : Homopolymère d'acrylate de 2-éthylhexyle

Dans un ballon de 10 ml, on introduit 1 mmol de O-éthylxanthylmalonate (0,28 g) et 40 mmol d'acrylate de 2-éthylhexyle (A2EH) (7,36 g). La température est portée à 80°C et on ajoute 0,02 mmol de peroxyde de lauroyle (8,52 mg).

La polymérisation dure 6 heures.

Le polymère est récupéré par évaporation, sous vide poussé, des traces de monomères résiduels. Il est analysé par G.P.C. en milieu THF et en équivalents polystyrène (voir tableau 9).

5 Exemple 2.13 : homopolymère d'acétate de vinyle

Dans un ballon de 10 ml, on introduit 1 mmol de α -(O-éthylxanthyl)propionate d'éthyle (0,222 g) et 40 mmol d'acétate de vinyle (AVM) (3,44 g). La température est portée à 80°C et on ajoute 0,02 mmol de peroxyde de lauroyle (8,52 mg).

10 La polymérisation dure 8 heures au cours desquelles on réalise plusieurs ajouts d'amorceur :

- 0,01 mmol après deux heures,
- 0,01 mmol après quatre heures,
- 0,01 mmol après six heures.

15

Le polymère est récupéré par évaporation, sous vide poussé, des traces de monomères résiduels et analysé par G.P.C. en milieu THF et en équivalents polystyrène (voir tableau 9).

20 Exemple 2.14 : Homopolymère d'acétate de vinyle

Dans un ballon de 10 ml, on introduit 1 mmol de α -(O-éthylxanthyl)propionate d'éthyle (0,222 g) et 40 mmol d'acétate de vinyle (3,44 g). La température est portée à 80°C et on ajoute 0,02 mmol de peroxyde de lauroyle (8,52 mg).

25 La polymérisation dure 4 heures.

Le polymère est récupéré par évaporation, sous vide poussé, des traces de monomères résiduels. Il est analysé par G.P.C. en milieu THF et en équivalents polystyrène (voir tableau 9).

30 Exemple 2.15 : Homopolymère de styrène

35 Dans un ballon de 10 ml, on introduit 1 mmol (3,8 g) du polymère issu de l'exemple 2.1, fonctionnalisé en bout de chaîne par le groupement O-éthylxanthyle, et 40 mmol de styrène (4,16 g). La température est portée à 90°C et on ajoute 0,02 mmol de peroxyde de lauroyle (8,52 mg).

La polymérisation dure 10 heures au cours desquelles on réalise plusieurs ajouts d'amorceur :

- 0,01 mmol après deux heures,

- 0,01 mmol après quatre heures,
- 0,01 mmol après six heures,
- 0,01 mmol après huit heures.

5 Le polymère est récupéré par précipitation dans le méthanol et analysé par G.P.C. en milieu THF et en équivalents polystyrène (voir tableau 9).

 Ce polymère est un homopolymère de styrène mais il a été obtenu comme un copolymère dibloc avec deux blocs de polystyrène.

10 **Exemple 2.16 : Homopolymère de styrène**

 Dans un réacteur de 2 l, on introduit :

- 0,4 g de bicarbonate de sodium,
- 5,4 g de laurysulfate de sodium, et
- 15 - 1020 g d'eau.

 La température est augmentée jusqu'à 85°C.

 On ajoute une solution aqueuse de persulfate d'ammonium (1,6 g d'eau + 0,8 g de persulfate d'ammonium).

20 Une addition continue d'un mélange contenant 400 g de styrène et 2,22 g de α -(O-éthylxanthyl)propionate d'éthyle est mise en place sur 2 heures.

 La température est maintenue à 85°C pendant 1 heure supplémentaire au cours de laquelle est introduite une solution aqueuse de persulfate d'ammonium (0,8 g d'eau + 0,4 g de persulfate d'ammonium).

25 Le polymère obtenu est récupéré après coagulation de l'émulsion et analysé par G.P.C. en milieu THF et en équivalents polystyrène (voir tableau 9).

Exemple 2.17 : Homopolymère de styrène

30 Dans un ballon de 10 ml, on introduit 1 mmol de O-éthylxanthylmalonate (0,28 g) et 40 mmol de styrène (4,16 g). La température est portée à 95°C et on ajoute 0,03 mmol de peroxyde de lauroyle (12,8 mg).

 La polymérisation dure 10 heures au cours desquelles plusieurs ajouts d'amorceur sont réalisés :

- 0,02 mmol après deux heures,
- 35 - 0,02 mmol après quatre heures,
- 0,02 mmol après six heures,
- 0,02 mmol après huit heures.

Le polymère est récupéré par précipitation dans le méthanol.

Il est analysé par G.P.C. en milieu THF et en équivalents polystyrène (voir tableau 9).

5 **Exemple 2.18 : Homopolymère d'acrylate de méthyle**

10 Dans un ballon de 10 ml contenant 4 ml de toluène, on introduit 1 mmol de O-éthylxanthylmalonate (0,28 g) et 40 mmol d'acrylate de méthyle (3,44 g). La température est portée à 80°C et on ajoute 0,03 mmol de peroxyde de lauroyle (12,8 mg).

La polymérisation dure 26 heures au cours desquelles 0,02 mmol de peroxyde de lauroyle sont ajoutées toutes les deux heures.

15 Le polymère est récupéré par évaporation sous vide poussé du toluène et des traces de monomère résiduel.

Il est analysé par G.P.C. en milieu THF et en équivalents polystyrène (voir tableau 9).

20 **Exemple 2.19 : Homopolymère de styrène**

Dans un ballon de 10 ml, on introduit 1 mmol de α -(O-phényléthyl)- α -phénylthiopropionate d'éthyle (0,406 g) et 40 mmol de styrène (4,16 g). La température est portée à 95°C et on ajoute 0,03 mmol de peroxyde de lauroyle (12,8 mg).

25 La polymérisation dure 16 heures au cours desquelles 0,02 mmol de peroxyde de lauroyle sont ajoutées toutes les deux heures.

Le polymère est récupéré par précipitation dans le méthanol.

Il est analysé par G.P.C. en milieu THF et en équivalents polystyrène (voir tableau 9).

30

Exemple 2.20 : Homopolymère d'acrylate de méthyle

35 Dans un ballon de 10 ml, on introduit 1 mmol de α -(O-phényléthylxanthyl)- α -phényléthanoate d'éthyle (0,36 g) et 40 mmol d'acrylate de méthyle (3,44 g). La température est portée à 80°C et on ajoute 0,03 mmol de peroxyde de lauroyle (12,8 mg).

La polymérisation dure 11 heures au cours desquelles 0,02 mmol de peroxyde de lauroyle sont ajoutées toutes les deux heures.

Le polymère est récupéré par évaporation sous vide poussé des traces de monomère résiduel.

Il est analysé par G.P.C. en milieu THF et en équivalents polystyrène (voir tableau 9).

Exemple 2.21 : Homopolymère d'acrylate de méthyle

Dans un ballon de 10 ml, on introduit 1 mmol de (O-éthylxanthyl)-isobutyronitrile (0,189 g) et 40 mmol d'acrylate de méthyle (3,44 g). La température est portée à 80°C et on ajoute 0,03 mmol de peroxyde de lauroyle (12,8 mg).

La polymérisation dure 6 heures au cours desquelles 0,02 mmol de peroxyde de lauroyle sont ajoutées toutes les deux heures après 2 et 4 heures.

Le polymère est récupéré par évaporation sous vide poussé des traces de monomères résiduel.

Il est analysé par G.P.C. en milieu THF et en équivalents polystyrène (voir tableau 9).

Exemple 2.22 : Homopolymère d'acrylate de méthyle

Dans un ballon de 10 ml, on introduit 1 mmol de O-neopentylxanthylmalonate d'éthyle (0,322 g) et 40 mmol d'acrylate de méthyle (3,44 g). La température est portée à 80°C et on ajoute 0,03 mmol de peroxyde de lauroyle (12,8 mg).

La polymérisation dure 4 heures au cours desquelles 0,02 mmol de peroxyde de lauroyle sont ajoutées après deux heures.

Le polymère est récupéré par évaporation, sous vide poussé, des traces de monomère résiduel.

Il est analysé par G.P.C. en milieu THF et en équivalents polystyrène (voir tableau 9).

Exemple 2.23 : Homopolymère d'acrylate de méthyle

Dans un ballon de 10 ml, on introduit 1 mmol de O-isobornylxanthylmalonate d'éthyle (0,388 g) et 40 mmol d'acrylate de méthyle (3,44 g). La température est portée à 80°C et on ajoute 0,03 mmol de peroxyde de lauroyle (12,8 mg).

La polymérisation dure 2h30 au cours desquelles 0,02 mmol de peroxyde de lauroyle sont ajoutées après 2 heures.

5 Le polymère est récupéré par évaporation, sous vide poussé, des traces de monomères résiduels.

Il est analysé par G.P.C. en milieu THF et en équivalents polystyrène (voir tableau 9).

Exemple 2.24 : Homopolymère d'acétate de vinyle

10

Dans un ballon de 10 ml, on introduit 1 mmol O-isobornylmalonate d'éthyle (0,388 g) et 77 mmol d'acétate de vinyle (6,62 g). La température est portée à 70°C et on ajoute 0,01 mmol d'AIBN (azo-bis-isobutyronitrile) (1,64 mg). La polymérisation dure 24 heures au cours desquelles plusieurs ajouts d'AIBN sont réalisés :

15

- 1,4 mg après deux heures,
- 2,2 mg après quatre heures.

Le polymère est récupéré par évaporation sous vide poussé des traces de monomères résiduels.

20

Il est analysé par G.P.C. en milieu THF et en équivalents polystyrène (voir tableau 9).

Exemple 2.25 : Homopolymères d'acide acrylique

25

On dissout 25 g d'acide acrylique dans 85 g d'eau, puis on neutralise la solution ainsi obtenue jusqu'à pH compris entre 6 et 7 : cette solution est la solution 1.

On dissout 0,35g de dihydrochlorure de 2,2'-azobis(2-méthylpropionamide) dans 150 g d'eau : cette solution est la solution 2.

30

Dans trois ballons contenant chacun une quantité différente de (O-isopropylxanthyl)valeronitrile on introduit 11 g de la solution 1 et 1,5 g de la solution 2. Les compositions des différents ballons sont résumées dans le tableau A.

La température est portée à 70°C et la polymérisation est conduite pendant 24 heures.

35

Le polymère est récupéré par évaporation sous vide poussé de l'eau et des traces de monomère résiduel.

Il est analysé par G.P.C. en milieu aqueux et en équivalents POE, les résultats sont rassemblés dans le tableau 1.

Tableau 1

5

Masse de précurseur (g)	Taux de conversion (%)	Mn	Ip
0,065	100	14 800	1,7
0,108	100	12 000	1,4
0,163	100	8 900	1,4

Exemple 2.26 : Homopolymère d'acide acrylique

10 Dans un ballon de 10 ml, on introduit 1 mmol de a-(O-éthylxanthyl)propionate d'éthyle (0,222 g) et 40 mmol d'acide acrylique (2,88 g). La température est portée à 80°C et on ajoute 0,04 mmol de peroxyde de lauroyle (17 mg).

La polymérisation dure 6 heures au cours desquelles plusieurs ajouts de peroxyde de lauroyle sont effectués :

- 15 - 0,04 mmol après deux heures,
 - 0,04 mmol après quatre heures.

Le polymère est récupéré par évaporation, sous vide poussé, des traces de monomère résiduel.

20 Il est analysé par G.P.C. en milieu aqueux et en équivalents POE (voir tableau 9).

Exemple 2.27 : Homopolymères d'acide acrylique

Plusieurs homopolymères d'acide acrylique sont préparés de la façon suivante.

25 La totalité de l'acide acrylique (AA), l'AIBN et le précurseur a-(O-éthylxanthyl)propionate d'éthyle sont mélangés et introduits dans un ballon. Les quantités sont indiquées dans le tableau 2. La température est portée à 80°C.

La polymérisation dure 6 heures.

30 Les traces de monomère résiduel sont éliminées par évaporation.

Les résultats, obtenus après analyse G.P.C. en milieu THF et en équivalents polystyrène, sont résumés dans le tableau 2.

Tableau 2

5

masse AA (g)	masse AIBN (mg)	masse précurseur (g)	Mn	Ip
1,53	3,47	0,35	345	1,12
3,39	1,81	0,2	770	1,10
3,85	1,15	0,13	1060	1,25
4,08	0,92	0,10	1290	1,30

Exemple 2.28 : Homopolymères d'acide acrylique

10 Plusieurs homopolymères d'acide acrylique sont préparés en solution de la façon suivante.

Dans un ballon, on dissout la totalité de l'acide acrylique (AA), l'AIBN et le précurseur a-(O-éthylxanthyl)propionate d'éthyle dans de l'acétone. Les quantités respectives de chaque ingrédient sont résumés dans le tableau 3.

La température est portée à 60°C.

15 La polymérisation dure 3 heures.

Les traces de monomère résiduel et le solvant sont éliminés par évaporation.

Les résultats, obtenus après analyse G.P.C. en milieu THF et en équivalents polystyrène, sont résumés dans le tableau 3.

20

Tableau 3

masse AA (g)	masse AIBN (mg)	masse de précurseur (g)	volume de solvant (ml)	Mn	Ip
5,07	2,93	0,3	8	550	1,10
3,88	1,12	0,12	5	1170	1,19
4,37	0,63	0,07	5	1760	1,29
4,56	0,44	0,05	5	1920	1,27

Exemple 2.29 : Homopolymère d'acrylate d'éthyle

Dans un ballon, on introduit :

- 33,2 mg de a-(O-éthylxanthyl)propionate d'éthyle (1 équivalent),
- 5 - 5,01 g d'acrylate d'éthyle (160 équivalents), et
- 8,2 mg d'AIBN.

La température est portée à 70°C. La polymérisation dure 24 heures.

10 Le polymère est récupéré par évaporation, sous vide poussé, des traces de monomère résiduel. Il est analysé par G.P.C. en milieu THF et en équivalents polystyrène (voir tableau 9).

Exemple 2.30 : Homopolymère d'acétate de vinyle

15 Dans trois ballons contenant des quantités variables de a-(O-éthylxanthyl)propionate d'éthyle, on introduit 4,3 g d'acétate de vinyle et 59,7 mg de peroxyde de lauroyle. La température est portée à 70°C et la polymérisation dure 6 heures. Les quantités de précurseur utilisées sont résumées dans le tableau 4.

20 Le polymère est récupéré par évaporation, sous vide poussé, des traces de monomère résiduel. Les résultats, obtenus après analyse G.P.C. en milieu THF et en équivalents polystyrène, sont résumés dans le tableau 4.

Tableau 4

Masse de précurseur (g)	Taux de conversion (%)	Mn	Ip
0,266	64,4	2100	1,4
0,130	66,6	4100	1,6
0,068	66,0	7000	1,9

25

Exemple 2.31 : Homopolymère de styrène obtenu en émulsion

On introduit dans un réacteur de 1,5 l équipé d'une ancre en teflon :

- 525 g d'eau,
- 30 - 0,2 g d'hydrogénocarbonate de sodium et
- 10 g de laurylsulfate de sodium.

La température est portée à 70°C et on additionne en une fois 20 g de styrène et la totalité du précurseur a-(O-éthylxanthyl)propionate d'éthyle.

La température est ensuite augmentée jusqu'à 85°C et on ajoute en une fois 0,4 g de persulfate d'ammonium en solution dans 16,13 g d'eau.

Une alimentation continue de styrène (180 g) est alors mise en place sur quatre heures.

5 La température est maintenue à 85°C pendant 2 heures supplémentaires.

Les résultats, obtenus après analyse G.P.C. en milieu THF et en équivalents polystyrène, sont résumés dans le tableau 5.

Tableau 5

10

Masse de précurseur (g)	Taux de conversion (%)	Mn	Ip
2	88	15 400	1,9
1	90	29 500	1,9

Exemple 2.32 : Homopolymère de styrène obtenu en émulsion

On introduit dans un réacteur de 1,5 l équipé d'une ancre en teflon :

15

- 475 g d'eau,
- 0,2 g d'hydrogénocarbonate de sodium et
- 10 g de laurylsulfate de sodium .

La température est portée à 70°C et on additionne en une fois :

20

- 20 g de styrène, et
- 2 g de a-(O-éthylxanthyl)propionate d'éthyle.

La température est ensuite augmentée jusqu'à 85°C et on ajoute en une fois 0,4 g de persulfate d'ammonium en solution dans 16,13 g d'eau.

On introduit dans le réacteur en continu et en parallèle :

25

- 180 g de styrène sur 8 heures,
- 0,4 g de persulfate d'ammonium dans 50,4 g d'eau sur 10 heures.

Des échantillons sont prélevés régulièrement et analysés en G.P.C. en milieu THF et en équivalents polystyrène. Les résultats obtenus sont résumés dans le tableau 6.

Tableau 6

Temps (h)	Taux de conversion (%)	Mn	Ip
1	10,1	2 500	1,8
2	18,6	3 300	1,8
4	39,2	6 250	1,9
6	56,3	8 100	1,9
8	73,3	10 000	1,9
24	75,7	10 500	1,9

- 5 On observe une augmentation linéaire des masses moléculaires avec la conversion, ce qui prouve le caractère contrôlé de la polymérisation radicalaire.

Exemple 2.33 : Homopolymère d'acrylate d'éthyle

- 10 On prépare une solution contenant :

- 17,64 g d'acrylate d'éthyle,
- 0,459 g de α -(O-éthylxanthyl)propionate d'éthyle, et
- 0,036 g d'AIBN.

- 15 On introduit 1 g de cette solution dans 7 tubes qui serviront à établir la cinétique de polymérisation.

Ces tubes sont ensuite portés à 70°C et arrêtés à des temps différents. Pour chaque tube, le polymère est récupéré par évaporation des traces de monomère résiduel et analysé en G.P.C. en milieu THF et en équivalents polystyrène.

Les résultats obtenus sont rassemblés dans le tableau 7.

Tableau 7

Temps (min)	Taux de conversion (%)	Mn	Ip
12	0	1 900	3,4
21	17	4 200	2,5
30	32,3	4 300	2,5
42	43,5	4 800	2,4
53	46,6	4 800	2,5
66	71,4	6 700	1,9
124	80,4	7 100	1,9

- 5 On observe une augmentation linéaire des masses moléculaires avec la conversion, ce qui prouve le caractère contrôlé de la polymérisation radicalaire.

Exemple 2.34 : Homopolymère d'acétate de vinyle

- 10 On prépare une solution contenant :

- 7,35g d'acétate de vinyle,
- 0,229 g de α -(O-éthylxanthyl)propionate d'éthyle, et
- 0,018 g d'AIBN.

- 15 On introduit 1 g de cette solution dans 4 tubes qui serviront à établir la cinétique de polymérisation.

Les tubes sont ensuite portés à 70°C et arrêtés à des temps différents. Pour chaque tube, le polymère est récupéré par évaporation des traces de monomère résiduel et analysé en G.P.C. en milieu THF et en équivalents polystyrène.

Les résultats obtenus sont rassemblés dans le tableau 8.

Tableau 8

Temps (min)	Taux de conversion (%)	Mn	Ip
12	0		
28	13,8	1 200	1,4
38	77,8	4 300	1,7
51	83,9	4 300	1,7

- 5 On observe une augmentation linéaire des masses moléculaires avec la conversion, ce qui prouve le caractère contrôlé de la polymérisation radicalaire.

Résultats des exemples 2.1 à 2.24, 2.26 et 2.29 :

- 10 L'analyse par G.P.C. des homopolymères précédemment obtenus permet de mesurer leur masse moyenne en nombre (Mn). Elle permet également de mesurer leur masse moyenne en poids (Mw) et donc leur indice de polydispersité (Ip), correspondant au rapport de Mw sur Mn.
- 15 Systématiquement, les chromatogrammes G.P.C. sont réalisés en double détection réfractométrie (RI) et absorption UV (UV). La longueur d'onde de détection UV correspond au maximum d'absorption de la fonction xanthate fixée à l'extrémité de la chaîne selon la formule revendiquée. On obtient, pour tous les échantillons analysés, une superposition parfaite des chromatogrammes obtenus par l'une ou l'autre détection. Ce résultat indique une fonctionnalisation des extrémités de chaînes et constitue une
- 20 preuve supplémentaire de la structure supposée des polymères selon l'invention.

Tableau 9

Exemples	Monomère	Mn	Ip	Taux de conversion
Ex. 2.1	styrène	3800	2	
Ex. 2.2	styrène	5200	2,1	
Ex. 2.3	styrène	7900	2,5	
Ex. 2.4	styrène	3200	1,8	
Ex. 2.5	styrène	3300	1,9	
Ex. 2.6	AMe	3500	1,8	
Ex. 2.7	AMe	3750	1,7	
Ex. 2.8	AMe	7300	1,7	
Ex. 2.9	AMe	3000	1,4	
Ex. 2.10	AEt	3700	1,6	
Ex. 2.11	AMe	3500	1,35	
Ex. 2.12	A2EH	6900	1,5	
Ex. 2.13	AVM	3200	1,35	
Ex. 2.14	AVM	2100	1,18	
Ex. 2.15	styrène	6200	2	
Ex. 2.16	styrène	3800	1,6	
Ex. 2.17	styrène	4300	1,9	78
Ex. 2.18	AMe	3900	1,5	95
Ex. 2.19	styrène	3400	1,8	77
Ex. 2.20	AMe	3100	1,6	60
Ex. 2.21	AMe	3600	1,4	75
Ex. 2.22	AMe	5100	1,4	90
Ex. 2.23	AMe	4000	1,7	88
Ex. 2.24	AVM ?	2500	1,8	29
Ex. 2.26	AA	6600	2,3	97
Ex. 2.29	AEt	29 400	1,9	93

5

Exemple 2.35 : homopolymère d'acétate de vinyle

On introduit dans un ballon de 10 ml :

- 0,899g d'acétate de vinyle (soit environ 10 équivalents),

- 0,220 g de a-(O-éthylxanthyl)propionate d'éthyle (1 équivalent), et
- 17,2 mg d'AIBN.

La température est portée à 70°C. La polymérisation dure 24 heures.

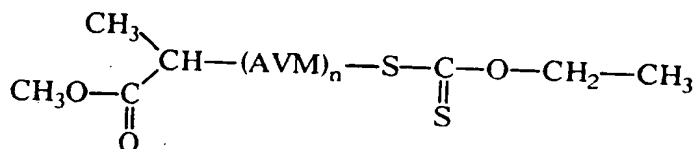
- 5 Le polymère est récupéré par évaporation, sous vide poussé, des traces de monomères résiduels et analysé par MALDI-TOF, sur une matrice DHB (acide dihydroxybenzoïque). Les résultats sont rassemblés dans le tableau 10.

Tableau 10

10

Nombre d'unités AVM	Masse théorique (g)	Masse MALDI-TOF (g)
7	833	831,556
8	919	917,458
9	1005	1003,638

Dans le tableau 10, les masses théoriques sont calculées en supposant une structure conforme à la formule :



15

- Il faut rajouter 23 g à la masse obtenue car les espèces détectées sont sous forme de sel de sodium. L'accord excellent entre les masses théoriques et mesurées par MALDI-TOF sont une confirmation du mécanisme supposé pour la polymérisation et de la structure des polymères obtenus.

20

EXEMPLES 3 - SYNTHÈSES DE COPOLYMERES A BLOCS

Exemple 3.1 : Copolymère à blocs p(AMe-b-St)

25

Dans un ballon de 10 ml, on introduit :

- 1 mmol de a-(O-éthylxanthyl)propionate d'éthyle (0,222 g), et
- 20 mmol d'acrylate de méthyle (1,72 g).

- 30 Le mélange est porté à 80°C et 0,02 mmol de peroxyde de lauroyle (8,52 mg) sont ajoutées. Le milieu est maintenu en température pendant 45 min à l'issue desquelles il est figé. Le milieu réactionnel est ensuite dissous dans 3 ml de toluène puis évaporé à sec, sous vide. Cette opération est répétée trois fois pour éliminer les traces d'acrylate

de méthyle résiduel. Cette synthèse conduit à un précurseur utilisable pour la préparation d'un copolymère à blocs.

5 On introduit ensuite 20 mmol de styrène (2,08 g) dans le réacteur. La température est portée à 110°C et on ajoute 0,02 mmol de peroxyde de lauroyle (8,52 mg). Cette deuxième étape dure 6 heures au cours desquelles on réalise plusieurs ajouts d'amorceur :

- 0,01 mmol après deux heures,
- 0,01 mmol après quatre heures.

10

Le copolymère obtenu est récupéré par précipitation dans le méthanol et analysé en G.P.C. double détection : réfractométrie et spectrométrie UV. Le solvant de G.P.C. est le THF et les masses sont données en équivalents polystyrène. Les résultats sont donnés dans le tableau 12.

15

Exemple 3.2 : Copolymère à blocs p(St-b-AMe)

Dans un ballon de 10 ml, on introduit :

20

- 1 mmol de a-(O-éthylxanthyl)propionate d'éthyle (0,222 g),
- 20 mmol de styrène (2,08 g), et
- 1 ml de toluène.

Le milieu réactionnel est porté à 110°C et on introduit 0,025 mmol de peroxyde de lauroyle (10,6 mg) dans le réacteur. Cette première étape dure 9 heures au cours desquelles on réalise plusieurs ajouts d'amorceur :

25

- 0,01 mmol après deux heures,
- 0,01 mmol après quatre heures,
- 0,01 mmol après six heures,
- 0,01 mmol après huit heures.

30

Le milieu est ensuite refroidi jusqu'à 80°C et on introduit :

- 20 mmol d'acrylate de méthyle (1,72 g), et
- 0,03 mmol de peroxyde de lauroyle (12,8 mg).

Cette seconde étape dure 7 heures au cours desquelles on réalise plusieurs additions d'amorceur :

35

- 0,01 mmol après deux heures,
- 0,01 mmol après quatre heures,
- 0,01 mmol après six heures.

Le polymère obtenu est récupéré et analysé comme celui de l'exemple 3.1. Les résultats sont donnés dans le tableau 11.

Exemple 3.3 : Copolymère à blocs p(St-b-AMe)

5

Dans un ballon de 10 ml, on introduit :

- 1 mmol de [1-(O-éthylxanthyl)éthyl]benzène (0,226 g), et
- 20 mmol de styrène (2,08 g).

La température est portée à 90°C et on ajoute 0,03 mmol de peroxyde de lauroyle (12,8 mg). La température est maintenue à 90°C pendant 10 heures au cours desquelles on réalise plusieurs ajouts d'amorceur :

- 0,01 mmol après deux heures,
- 0,01 mmol après quatre heures,
- 0,01 mmol après six heures,
- 0,01 mmol après huit heures.

15

Le milieu réactionnel est ensuite refroidi à 80°C et on introduit :

- 20 mmol d'acrylate de méthyle (1,72 g), et
- 0,02 mmol de peroxyde de lauroyle (8,52 mg).

Cette deuxième étape dure 8 heures au cours desquelles on réalise plusieurs ajouts d'amorceur :

- 0,01 mmol après deux heures,
- 0,01 mmol après quatre heures,
- 0,01 mmol après six heures,
- 0,01 mmol après sept heures.

25

Le polymère obtenu est récupéré et analysé comme celui de l'exemple 3.1. Les résultats sont donnés dans le tableau 12.

30

Exemple 3.4 : Copolymère à blocs p(St-b-AMe-b-St)

Dans un ballon de 10 ml, on introduit :

- 1 mmol de [1-(O-éthylxanthyl)éthyl]benzène (0,226 g), et
- 20 mmol de styrène (2,08 g).

35

La température est portée à 90°C et on ajoute 0,03 mmol de peroxyde de lauroyle (12,8 mg). La température est maintenue à 90°C pendant 10 heures au cours desquelles on réalise plusieurs ajouts d'amorceur :

- 0,01 mmol après deux heures,
- 0,01 mmol après quatre heures,
- 0,01 mmol après six heures,
- 0,01 mmol après huit heures.

5

Le milieu réactionnel est ensuite refroidi à 80°C et on introduit :

- 20 mmol d'acrylate de méthyle, et
- 0,02 mmol de peroxyde de lauroyle.

10 Cette deuxième étape dure 8 heures au cours desquelles on réalise plusieurs ajouts d'amorceur :

- 0,01 mmol après deux heures,
- 0,01 mmol après quatre heures,
- 0,01 mmol après six heures,
- 0,01 mmol après sept heures.

15

La température est de nouveau portée à 90°C et on introduit :

- 20 mmol de styrène (2,08 g), et
- 0,02 mmol de peroxyde de lauroyle.

20 Cette troisième étape dure 8 heures au cours desquelles on réalise plusieurs ajouts d'amorceur :

- 1 mmol après deux heures,
- 1 mmol après quatre heures,
- 1 mmol après six heures.

25 Le polymère obtenu est récupéré et analysé comme celui de l'exemple 3.1. Les résultats sont donnés dans le tableau 12.

Exemple 3.5 : Copolymère à blocs p(AMe-b-St)

30 Dans un ballon, on introduit :

- 1 mmol de [1-(O-éthylxanthyl)éthyl]benzène (0,226 g), et
- 20 mmol d'acrylate de méthyle (1,72 g).

La température est portée à 80°C et on ajoute 0,02 mmol de peroxyde de lauroyle.
Cette première étape dure 8 heures au cours desquelles sont réalisés plusieurs ajouts
35 d'amorceur :

- 1 mmol après deux heures,
- 1 mmol après quatre heures,
- 1 mmol après six heures.

La température est ensuite augmentée jusqu'à 90°C et on introduit :

- 20 mmol de styrène, et
 - 0,02 mmol de peroxyde de lauroyle. Cette deuxième étape dure 14 heures au
- 5 cours desquelles on réalise plusieurs ajouts d'amorceur :
- 0,01 mmol après deux heures,
 - 0,01 mmol après quatre heures,
 - 0,01 mmol après six heures,
 - 0,01 mmol après huit heures,
 - 10 - 0,01 mmol après dix heures,
 - 0,01 mmol après douze heures.

Le polymère obtenu est récupéré et analysé comme celui de l'exemple 3.1. Les résultats sont donnés dans le tableau 12.

15

Exemple 3.6 : Copolymère à blocs p(AEt-b-AVM)

On introduit dans un ballon :

- 1,881 g d'acrylate d'éthyle,
- 20 - 0,111 g de a-(O-éthylxanthyl)propionate d'éthyle, et
- 8,6 mg de peroxyde de lauroyle.

La température est portée à 80°C. La polymérisation dure 6 heures au cours desquelles sont réalisés plusieurs ajouts de peroxyde de lauroyle :

- 9,2 mg après 2 heures,
- 25 - 9,0 mg après 4 heures.

Après refroidissement, on élimine les traces d'acrylate d'éthyle résiduel par évaporation sous vide poussé et une petite fraction du polymère est prélevée pour être analysé en G.P.C. en milieu THF et en équivalents polystyrène. Les résultats sont les

30 suivants :

- taux de conversion : 98,3 %,
- $M_n = 2\,800$,
- $I_p = 1,8$.

35 On introduit ensuite 1,853 g d'acétate de vinyle et 8,6 mg de peroxyde de lauroyle dans le ballon. La température est portée à 80°C. La polymérisation dure 6 heures au cours desquelles, on réalise plusieurs ajouts de peroxyde de lauroyle :

- 8,6 mg après 2 heures,

- 8,5 mg après 4 heures.

Les traces d'acétate de vinyle résiduel sont éliminées par évaporation sous vide poussé. Les résultats sont donnés dans le tableau 12.

5

Exemple 3.7 : Copolymère à blocs p(AEt-b-AtBu)

On introduit dans un ballon :

- 1,881 g d'acrylate d'éthyle,
- 10 - 0,111 g de α -(O-éthylxanthyl)propionate d'éthyle et,
- 9,0 mg de peroxyde de lauroyle. La température est portée à 80°C. La polymérisation dure 6 heures au cours desquelles on réalise plusieurs ajouts de peroxyde de lauroyle :
- 8,6 mg après 2 heures,
- 15 - 8,9 mg après 4 heures.

Après refroidissement, les traces d'acrylate d'éthyle résiduel sont éliminées par évaporation sous vide poussé et une petite fraction du polymère est prélevée pour être analysé en G.P.C. en milieu THF et en équivalents polystyrène:

- 20 - taux de conversion : 98,6%,
- $M_n = 2\ 600$,
- $I_p = 1,9$.

On introduit ensuite dans le ballon :

- 25 - 2,7467 g d'acrylate de tertiobutyle, et
- 8,5 mg de peroxyde de lauroyle.

La température est portée à 80°C. La polymérisation dure 6 heures au cours desquelles on réalise plusieurs ajouts de peroxyde de lauroyle :

- 8,7 mg après 2 heures,
- 30 - 8,5 mg après 4 heures.

Les traces d'acrylate de tertiobutyle résiduel sont éliminées par évaporation sous vide poussé et le copolymère obtenu est analysé par G.P.C. en milieu THF et en équivalents polystyrène. Les résultats sont donnés dans le tableau 12.

35

Exemple 3.8 : Copolymère à blocs p(AtBu-b-AVM)

On introduit dans un ballon :

- 2,737 g d'acrylate de tertiobutyle,
- 0,111 g de α -(O-éthylxanthyl)propionate d'éthyle, et
- 8,7 mg de peroxyde de lauroyle.

La température est portée à 80°C. La polymérisation dure 6 heures au cours
5 desquelles on réalise plusieurs ajouts de peroxyde de lauroyle :

- 8,9 mg après 2 heures,
- 8,9 mg après 4 heures.

Après refroidissement, les traces d'acrylate de tertiobutyle résiduel sont éliminées
10 par évaporation sous vide poussé et une petite fraction du polymère est prélevée pour
être analysé en G.P.C. en milieu THF et en équivalents polystyrène :

- taux de conversion : 98,3 %,
- $M_n = 2\,500$,
- $I_p = 2,4$.

15

On introduit ensuite dans le ballon :

- 1,851g d'acétate de vinyle, et
- 8,5 mg de peroxyde de lauroyle.

La température est portée à 80°C. La polymérisation dure 6 heures au cours
20 desquelles on réalise plusieurs ajouts de peroxyde de lauroyle :

- 8,7 mg après 2 heures,
- 8,5 mg après 4 heures.

Les traces d'acétate de vinyle résiduel sont éliminées par évaporation sous vide
25 poussé et le copolymère obtenu est analysé par G.P.C. en milieu THF et en équivalents
polystyrène. Les résultats sont donnés dans le tableau 12.

Exemple 3.9 : Copolymère à blocs p(AtBu-b-AEt)

30 On introduit dans un ballon :

- 2,737 g d'acrylate de tertiobutyle,
- 0,111 g de α -(O-éthylxanthyl)propionate d'éthyle, et
- 8,4 mg de peroxyde de lauroyle.

La température est portée à 80°C. La polymérisation dure 6 heures au cours
35 desquelles sont réalisés plusieurs ajouts de peroxyde de lauroyle :

- 9,0 mg après 2 heures,
- 8,7 mg après 4 heures.

Après refroidissement, les traces d'acrylate de tertiobutyle résiduel sont éliminées par évaporation sous vide poussé et une petite fraction du polymère est prélevée pour être analysé en G.P.C. en milieu THF et en équivalents polystyrène :

- taux de conversion : 98,1 %,
- 5 - $M_n = 2\,500$,
- $I_p = 2,5$.

On introduit dans le ballon :

- 1,896 g d'acrylate d'éthyle, et
- 10 - 8,8 mg de peroxyde de lauroyle.

La température est portée à 80°C. La polymérisation dure 6 heures au cours desquelles on réalise plusieurs ajouts de peroxyde de lauroyle :

- 8,7 mg après 2 heures,
- 15 - 8,5 mg après 4 heures.

Les traces d'acrylate d'éthyle résiduel sont éliminées par évaporation sous vide poussé et le copolymère obtenu est analysé par G.P.C. en milieu THF et en équivalents polystyrène. Les résultats sont donnés dans le tableau 12.

20 **Exemple 3.10 : Copolymère à blocs p(AEt-b-St)**

On introduit dans un ballon :

- 1,881 g d'acrylate d'éthyle,
- 0,111g de a-(O-éthylxanthyl)propionate d'éthyle, et
- 25 - 8,8 mg de peroxyde de lauroyle.

La température est portée à 80°C. La polymérisation dure 6 heures au cours desquelles on réalise plusieurs ajouts de peroxyde de lauroyle :

- 9,0 mg après 2 heures,
- 30 - 8,5 mg après 4 heures.

Après refroidissement, les traces d'acrylate d'éthyle résiduel sont éliminées par évaporation sous vide poussé et une petite fraction du polymère est prélevée pour être analysé en G.P.C. en milieu THF et en équivalents polystyrène :

- taux de conversion : 97,5 %,
- 35 - $M_n = 3\,000$,
- $I_p = 1,8$.

On introduit ensuite dans le ballon :

- 2,231 g de styrène, et
- 9,0 mg de peroxyde de lauroyle.

La température est portée à 115°C. La polymérisation dure 6 heures au cours desquelles on réalise plusieurs ajouts de peroxyde de lauroyle :

- 5 - 8,7 mg après 2 heures,
- 9,9 mg après 4 heures.

Les traces de styrène résiduel sont éliminées par évaporation sous vide poussé et le copolymère obtenu est analysé par G.P.C. en milieu THF et en équivalents polystyrène. Les résultats sont donnés dans le tableau 12.

Exemple 3.11 : Copolymère à blocs p(AtBu-b-St)

On introduit dans un ballon :

- 15 - 2,737 g d'acrylate de tertiobutyle,
- 0,111g de a-(O-éthylxanthyl)propionate d'éthyle, et
- 9,0 mg de peroxyde de lauroyle.

La température est portée à 80°C. La polymérisation dure 6 heures au cours desquelles on réalise plusieurs ajouts de peroxyde de lauroyle :

- 20 - 8,5 mg après 2 heures,
- 9,6 mg après 4 heures.

Après refroidissement, les traces d'acrylate de tertiobutyle résiduel sont éliminées par évaporation sous vide poussé et une petite fraction du polymère est prélevée pour être analysé en G.P.C. en milieu THF et en équivalents polystyrène :

- 25 - taux de conversion : 98,4 %,
- $M_n = 2\ 800$,
- $I_p = 2,4$.

On introduit ensuite dans le ballon :

- 30 - 2,246 g de styrène, et
- 8,4 mg de peroxyde de lauroyle.

La température est portée à 115°C. La polymérisation dure 6 heures au cours desquelles on réalise plusieurs ajouts de peroxyde de lauroyle :

- 35 - 9,2 mg après 2 heures,
- 9,2 mg après 4 heures.

Les traces de styrène résiduel sont éliminées par évaporation sous vide poussé et le copolymère obtenu est analysé par G.P.C. en milieu THF et en équivalents polystyrène. Les résultats sont donnés dans le tableau 12.

5 **Exemple 3.12 : Copolymère à blocs p(AEt-b-AtBu-b-St)**

On introduit dans un ballon :

- 2,248 g de styrène,
- la totalité du copolymère obtenu à l'exemple 3.7, et
- 10 - 8,3 mg de peroxyde de lauroyle.

La température est portée à 115°C. La polymérisation dure 6 heures au cours desquelles on réalise plusieurs ajouts de peroxyde de lauroyle :

- 9,0 mg après 2 heures,
- 15 - 8,5 mg après 4 heures.

Les traces de styrène résiduel sont éliminées par évaporation sous vide poussé et le copolymère obtenu est analysé par G.P.C. en milieu THF et en équivalents polystyrène. Les résultats sont donnés dans le tableau 12.

20 **Exemple 3.13 : Copolymère à blocs p(St-b-AEt)**

On introduit dans un ballon :

- 2,224 g de styrène,
- 0,111g de a-(O-éthylxanthyl)propionate d'éthyle, et
- 25 - 8,6 mg de peroxyde de lauroyle.

La température est portée à 115°C. La polymérisation dure 6 heures au cours desquelles on réalise plusieurs ajouts de peroxyde de lauroyle :

- 8,7 mg après 4 heures,
- 30 - 8,3 mg après 6 heures.

Après refroidissement, les traces de styrène résiduel sont éliminées par évaporation sous vide poussé et une petite fraction du polymère est prélevée pour être analysé en G.P.C. en milieu THF et en équivalents polystyrène :

- taux de conversion : 98,0 %,
- 35 - Mn = 3 500,
- Ip = 2,2.

On introduit ensuite dans le ballon :

- 2 ml de toluène,
- 1,892 g d'acrylate d'éthyle, et
- 8,5 mg de peroxyde de lauroyle.

La température est portée à 80°C. La polymérisation dure 6 heures au cours
5 desquelles on réalise plusieurs ajouts de peroxyde de lauroyle :

- 9,4 mg après 2 heures,
- 9,2 mg après 4 heures.

Les traces d'acrylate d'éthyle résiduel sont éliminées par évaporation sous vide
10 poussé et le copolymère obtenu est analysé par G.P.C. en milieu THF et en équivalents polystyrène. Les résultats sont donnés dans le tableau 12.

Exemple 3.14 : Copolymère à blocs p(St-b-AtBu)

15 On introduit dans un ballon :

- 2,224 g de styrène,
- 0,111 g de α -(O-éthylxanthyl)propionate d'éthyle, et
- 8,6 mg de peroxyde de lauroyle.

La température est portée à 115°C. La polymérisation dure 6 heures au cours
20 desquelles sont réalisés plusieurs ajouts de peroxyde de lauroyle :

- 8,7 mg après 2 heures,
- 9,5 mg après 4 heures.

Après refroidissement, les traces de styrène résiduel sont éliminées par
25 évaporation sous vide poussé et une petite fraction de copolymère est prélevée pour être analysé en G.P.C. en milieu THF et en équivalents polystyrène :

- taux de conversion : 97,2 %,
- $M_n = 3\,400$,
- $I_p = 2,2$.

30 On introduit ensuite dans le ballon :

- 2 ml de toluène,
- 2,747 g d'acrylate de tertiobutyle, et
- 9,3 mg de peroxyde de lauroyle.

35 La température est portée à 80°C. La polymérisation dure 6 heures au cours desquelles on réalise plusieurs ajouts de peroxyde de lauroyle :

- 8,7 mg après 2 heures
- 9,3 mg après 4 heures.

Les traces d'acrylate de tertiobutyle résiduel sont éliminées par évaporation sous vide poussé et le copolymère obtenu est analysé par G.P.C. en milieu THF et en équivalents polystyrène. Les résultats sont donnés dans le tableau 12.

5

Exemple 3.15 : Copolymère à blocs p(AtBu-b-AEt-b-St)

On introduit dans un ballon :

- 2 ml de toluène,
- 10 - 2,229 g de styrène,
- la totalité du copolymère obtenu à l'exemple 3.9, et
- 9,1 mg de peroxyde de lauroyle.

La température est portée à 120°C. La polymérisation dure 6 heures au cours desquelles on réalise plusieurs ajouts de peroxyde de lauroyle :

- 15 - 8,5 mg après 2 heures,
- 8,5 mg après 4 heures.

Les traces de styrène résiduel sont éliminées par évaporation sous vide poussé et le copolymère obtenu est analysé par G.P.C. en milieu THF et en équivalents polystyrène. Les résultats sont donnés dans le tableau 12.

20

Exemple 3.16 : Copolymères à blocs pABu-b-APV (APV : alcool polyvinylique)

Ces copolymères sont obtenus par hydrolyse de leurs équivalents p(ABu-b-AVM).

25

On prépare une série de copolymères à blocs p(ABu-b-AVM). Tous les copolymères sont obtenus selon le mode opératoire général suivant.

On introduit dans un ballon :

- l'acrylate de butyle (ABu),
- 30 - le a-(O-éthylxanthyl)propionate d'éthyle, et
- environ un tiers de la quantité globale de peroxyde de lauroyle nécessaire à cette première étape.

La température est portée à 80°C. La polymérisation dure 6 heures au cours desquelles sont réalisés deux ajouts d'amorceur après 2 et 4 heures. Chacun des ajouts correspond à environ un tiers de la quantité globale de peroxyde de lauroyle de la première étape.

35

Les traces d'acrylate de butyle résiduel sont éliminées par évaporation et une petite fraction du polymère est prélevée pour être analysée.

On ajoute ensuite dans le ballon :

- l'acétate de vinyle, et

- environ un tiers de la quantité globale de peroxyde de lauroyle nécessaire à cette deuxième étape.

- 5 La température est de nouveau portée à 80°C. La polymérisation dure 6 heures et le reste de l'amorceur est ajouté de la même façon que pour la synthèse du premier bloc. Le copolymère à blocs est récupéré après évaporation des traces d'acétate de vinyle résiduel et analysé en G.P.C. en milieu THF et en équivalents polystyrène.

- 10 Les quantités d'ingrédients utilisées pour chacun des copolymères ainsi que les résultats obtenus sont résumés dans le tableau 11.

Tableau 11

polymérisation 1			homopolymère		polymérisation 2		polymère à blocs	
masse ABu (g)	masse précurseur (g)	masse perox (mg)	Mn	Ip	masse AVM (g)	masse perox (mg)	Mn	Ip
13,713	1,126	0,257	2 500	1,6	13,789	0,263	4 500	1,4
13,695	1,125	0,257	2 500	1,6	18,395	0,265	5 300	1,4
19,158	0,791	0,347	3 900	2,0	6,461	0,350	5 600	1,7
19,157	0,798	0,360	3 900	2,0	12,872	0,352	7 200	1,6
19,242	1,568	0,370	2 500	1,6	6,470	0,365	3 200	1,5
19,295	1,568	0,371	2 500	1,7	12,969	0,359	4 100	1,4
6,71	1,067	0,246	1 500	1,4	22,027	0,497	5 900	1,5

15

Les polymères à blocs obtenus sont ensuite hydrolysés : ils sont dissous dans le méthanol, à 50 % d'extrait sec, puis une quantité catalytique de soude est ajoutée et le milieu réactionnel est porté à 60°C pendant 1 heure.

Les copolymères pABu-b-APV sont récupérés par évaporation du méthanol.

20

Exemple 3.17 : Copolymère à blocs pAA-b-APV

Ce copolymère est obtenu par hydrolyse du copolymère correspondant p(AtBu-b-AVM).

5

On introduit dans un ballon :

- 2,737 g d'acrylate de tertiobutyle,
- 0,111 g de α -(O-éthylxanthyl)propionate d'éthyle, et
- 8,5 mg de peroxyde de lauroyle.

10

La température est portée à 80°C.

La polymérisation dure 6 heures au cours desquelles sont réalisés plusieurs ajouts de peroxyde de lauroyle :

- 9,5 mg après 2 heures,
- 9,8 mg après 4 heures.

15

Après refroidissement, les traces d'acrylate de tertiobutyle résiduel sont éliminées par évaporation sous vide poussé.

Une petite fraction du polymère est prélevée pour être analysé en G.P.C. en milieu THF et en équivalents polystyrène :

20

- taux de conversion : 99,0 %,
- $M_n = 4300$,
- $I_p = 1,7$.

On introduit ensuite dans le ballon :

25

- 1,831 g d'acétate de vinyle, et
- 8,6 mg de peroxyde de lauroyle.

La température est portée à 80°C.

La polymérisation dure 6 heures au cours desquelles sont réalisés plusieurs ajouts de peroxyde de lauroyle :

30

- 9,2 mg après 2 heures,
- 9,2 mg après 4 heures.

Les traces d'acétate de vinyle résiduel sont éliminées par évaporation sous vide poussé et le copolymère obtenu est analysé par G.P.C. en milieu THF et en équivalents polystyrène. Les résultats sont donnés dans le tableau 12.

35

Le copolymère obtenu est ensuite hydrolysé de la manière suivante.

Le copolymère est introduit dans un mélange eau/méthanol (10 ml / 4 ml). Trois gouttes d'acide sulfurique à 95 % sont ajoutées de façon à obtenir un pH de 1. La température est portée à 70°C. Après 2h15, on ajoute 8 ml de méthanol et, après 5 heures, trois nouvelles gouttes d'acide sulfurique à 95 %. Cette première étape dure 24 heures et permet de transformer le bloc polyacrylate de tertiobutyle en polyacide acrylique.

La température est ensuite ramenée à l'ambiante et le solvant (eau + méthanol) est éliminé par évaporation. Le résidu sec obtenu est redissous dans 30 ml de méthanol et une quantité catalytique de NaOH est ajoutée. La température est de nouveau portée à 70°C où elle est maintenue pendant 24 heures.

Le copolymère polyacide acrylique/alcool polyvinylique obtenu est récupéré par évaporation du méthanol.

Exemple 3.18 : Copolymère à blocs p(ABu-b-AEt)

15

On introduit dans un réacteur muni d'un système d'agitation :

- 60 g d'acétate d'isopropyle,
- 90 g d'acrylate de butyle, et
- 6,9 g de α -(O-éthylxanthyl)propionate d'éthyle.

20

La température est portée à 80°C. On additionne en une fois 0,18 g d'AIBN en solution dans 5 g d'acétate d'isopropyl.

Quinze minutes plus tard on met en place une alimentation continue sur 2 heures d'une solution contenant :

25

- 180 g d'acétate d'isopropyle,
- 274 g d'acrylate de butyle, et
- 0,5 g d'AIBN.

La température et l'agitation sont maintenues 1h45 après la fin d'addition du premier monomère.

30

Une petite fraction du polymère précurseur est prélevée et analysée en G.P.C. en milieu THF et en équivalents polystyrène :

- $M_n = 7\ 000$;
- $I_p = 1,9$.

35

Une deuxième alimentation continue est alors mise en place sur 1 heure. Elle consiste en une solution contenant :

- 10 g d'acétate d'isopropyle,
- 163 g d'acrylate d'éthyle, et

- 0,32 g d'AIBN.

La température et l'agitation sont maintenues encore une heure après la fin d'addition du deuxième monomère.

Le copolymère final est récupéré par évaporation du solvant et des traces de monomères résiduel et analysé en G.P.C. en milieu THF et en équivalents polystyrène. Les résultats sont donnés dans le tableau 12.

Exemple 3.19 : Copolymère à blocs p(ABu-b-AEt)

On introduit dans un réacteur muni d'un système d'agitation :

- 45 g d'acétate d'isopropyle,
- 75 g d'acrylate de butyle, et
- 6,9 g de a-(O-éthylxanthyl)propionate d'éthyle.

La température est portée à 80°C et on additionne en une fois 0,15 g d'AIBN en solution dans 5 g d'acétate d'isopropyle.

Vingt minutes plus tard, on met en place une alimentation continue sur 1h30 d'une solution contenant :

- 117 g d'acétate d'isopropyle,
- 175 g d'acrylate de butyle, et
- 0,35 g d'AIBN.

La température et l'agitation sont maintenues 2h10 après la fin d'addition du premier monomère.

Une petite fraction du polymère précurseur est prélevée et analysée en G.P.C. en milieu THF et en équivalents polystyrène :

- $M_n = 5\,200$,
- $I_p = 1,8$.

Une deuxième alimentation continue est alors mise en place sur 1h40. Elle consiste en une solution contenant :

- 168 g d'acétate d'isopropyle,
- 252 g d'acrylate d'éthyle, et
- 0,5 g d'AIBN.

La température et l'agitation sont maintenues encore 20 min après la fin d'addition du deuxième monomère.

Le copolymère final est récupéré par évaporation du solvant et des traces de monomères résiduel et analysé en G.P.C. en milieu THF et en équivalents polystyrène. Les résultats sont donnés dans le tableau 12.

Résultats des exemples 3.1. à 3.19.

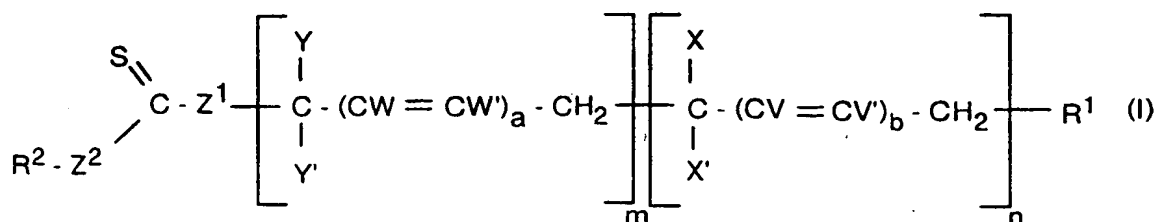
Tableau 12

5

Exemples	Monomères			Mn	Ip	Taux conversion
	M1	M2	M3			
Ex. 3.1	AMe	St	-	4650	1,6	
Ex. 3.2	St	AMe	-	4300	1,7	
Ex. 3.3	St	AMe	-	4200	1,8	
Ex. 3.4	St	AMe	St	6200	2	
Ex. 3.5	AMe	St	-	3750	1,8	
Ex. 3.6	AEt	AVM	-	5600	1,4	92,3 %
Ex. 3.7	AEt	AtBu	-	6800	1,7	97,8 %
Ex. 3.8	AtBu	AVM	-	6900	1,5	83,8 %
Ex. 3.9	AtBu	AEt	-	7000	2,0	96,1 %
Ex. 3.10	AEt	St	-	7600	1,8	98,4 %
Ex. 3.11	AtBu	St	-	8100	2,9	95,9 %
Ex. 3.12	AEt	AtBu	St	13 000	2,4	97,5 %
Ex. 3.13	St	AEt	-	6200	1,9	> 99 %
Ex. 3.14	St	AtBu	-	7100	1,9	> 99 %
Ex. 3.15	AtBu	AEt	St	11 400	2,4	> 99 %
Ex. 3.17	AtBu	AVM	-	7400	1,4	88 %
Ex. 3.18	ABu	AEt	-	8700	2,2	95 %
Ex. 3.19	ABu	AEt	-	10 000	2,0	80 %

REVENDICATIONS

1. Procédé de préparation de polymères à blocs de formule générale (I) :



dans laquelle :

- Z¹ = S ou P,

- Z² = O, S ou P,

- R¹ et R², identiques ou différents, représentent :

. un groupe (i) alkyle, acyle, aryle, alcène ou alcyne éventuellement substitué,
ou

. un cycle (ii) carboné, saturé ou non, éventuellement substitué ou aromatique,
ou

. un hétérocycle (iii), saturé ou non, éventuellement substitué,

ces groupes et cycles (i), (ii) et (iii) pouvant être substitués par des groupes
phényles substitués, des groupes aromatiques substitués ou des groupes :
alkoxycarbonyle ou aryloxy carbonyle (-COOR), carboxy (-COOH), acyloxy (-
O₂CR), carbamoyle (-CONR₂), cyano (-CN), alkylcarbonyle, alkylarylcarbonyle,
arylcarbonyle, arylalkylcarbonyle, phtalimido, maleïmido, succinimido, amidino,
guanidimo, hydroxy (-OH), amino (-NR₂), halogène, allyle, époxy, alkoxy (-OR),
S-alkyle, S-aryle, des groupes présentant un caractère hydrophile ou ionique
tels que les sels alcalins d'acides carboxyliques, les sels alcalins d'acide
sulfonique, les chaînes polyoxyde d'alkylène (POE, POP), les substituants
cationiques (sels d'ammonium quaternaires),

R représentant un groupe alkyle ou aryle,

. une chaîne polymère,

- V, V', W et W', identiques ou différents, représentent : H, un groupe alkyle ou un
halogène,

- X, X', Y et Y', identiques ou différents, représentent H, un halogène ou un groupe
R³, OR³, O₂COR³, NHCOH, OH, NH₂, NHR³, N(R³)₂, (R³)₂N⁺O⁻, NHCOR³, CO₂H,
CO₂R³, CN, CONH₂, CONHR³ ou CONR³₂, dans lesquels R³ est choisi parmi les
groupes alkyle, aryle, aralkyle, alkaryle, alcène ou organosilyle, éventuellement

perfluorés et éventuellement substitués par un ou plusieurs groupes carboxyle, époxy, hydroxyle, alkoxy, amino, halogène ou sulfonique,

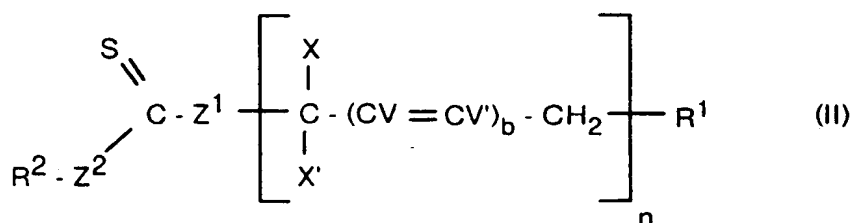
- a et b, identiques ou différents, valent 0 ou 1,

- m et n, identiques ou différents, sont supérieurs ou égaux à 1, et lorsque l'un ou l'autre est supérieur à 1, les motifs unitaires répétitifs sont identiques ou différents,

procédé dans lequel on met en contact :

- un monomère éthyléniquement insaturé de formule : $CYY' (= CW - CW')_a = CH_2$,

- un composé précurseur de formule générale (II) :



- un initiateur de polymérisation radicalaire.

2. Procédé selon la revendication 1, caractérisé en ce que le monomère éthyléniquement insaturé est choisi parmi : le styrène ou ses dérivés, le butadiène, le chloroprène, les esters (méth)acryliques et les nitriles vinyliques.

3. Procédé selon la revendication précédente, caractérisé en ce que le monomère éthyléniquement insaturé est choisi parmi l'acétate de vinyle, le versatate de vinyle et le propionate de vinyle,

4. Procédé selon l'une quelconque des revendications précédentes, caractérisé en ce que R^1 représente :

- un groupe de formule $CR^1R^2R^3$, dans laquelle :

R^1 , R^2 et R^3 représentent des groupes (i), (ii) ou (iii) tels que définis ci-dessus, ou

$R^1 = R^2 = H$ et R^3 est un groupe aryle, alcène ou alcyne,

- ou un groupe $-COR^4$ dans lequel R^4 représente un groupe (i), (ii) ou (iii).

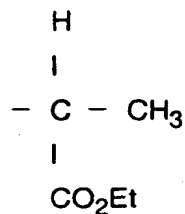
5. Procédé selon l'une quelconque des revendications précédentes, caractérisé en ce que R^2 représente un groupe de formule : $-CH_2R^5$, dans laquelle R^5 représente H ou un groupe (i), (ii) ou (iii) à l'exception des groupes aryle, alcyne et alcène.

6. Procédé selon l'une quelconque des revendications précédentes, caractérisé en ce que Z^1 est un atome de soufre et Z^2 est un atome d'oxygène.

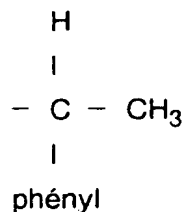
7. Procédé selon la revendication précédente, caractérisé en ce que :

- R¹ est choisi parmi les groupes :

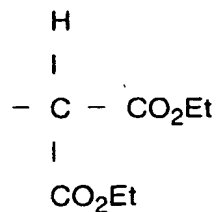
5



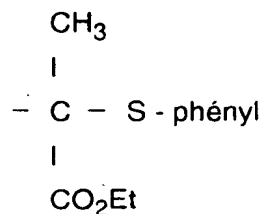
10



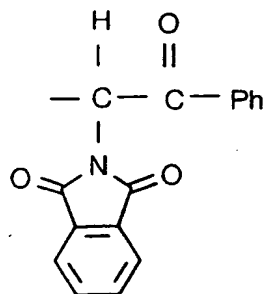
15



20

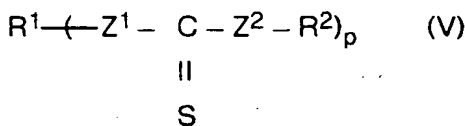
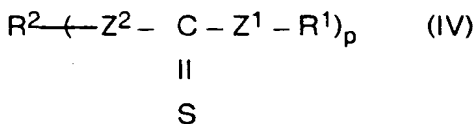
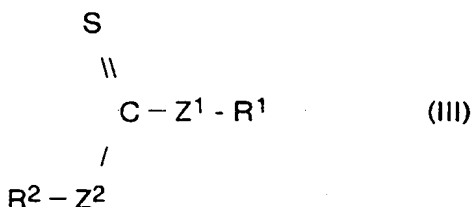


25



30 - et R² est un groupe éthyl ou phényl.

8. Procédé selon l'une quelconque des revendications précédentes, caractérisé en ce que les composés (II) sont choisis parmi les homopolymères de styrène ($Y' = H$, $Y = C_6H_5$, $b = 0$), d'acrylate de méthyle ($Y' = H$, $Y = COOMe$, $b = 0$), d'acrylate d'éthyle ($Y' = H$, $Y = COOEt$, $b = 0$), d'acrylate de butyle ($Y' = H$, $Y = COOBu$, $b = 0$), d'acrylate de tertibutyle ($Y' = H$, $Y = COOtBu$, $b = 0$), d'acétate de vinyle ($Y' = H$, $Y = OCOMe$, $b = 0$), d'acide acrylique ($Y' = H$, $Y = COOH$, $b = 0$), pour lesquels :
- 5 - $Z^1 = S$, $Z^2 = O$, $R^1 = CHCH_3(CO_2Et)$ et $R^2 = Et$, ou
 - $Z^1 = S$, $Z^2 = O$, $R^1 = CH(CO_2Et)_2$ et $R^2 = Et$.
- 10 9. Procédé selon l'une quelconque des revendications précédentes, caractérisé en ce que le composé précurseur de formule générale (II) est un polymère, et en ce que ledit polymère est issu de la polymérisation radicalaire d'un monomère éthyléniquement insaturé de formule : $CXX' (= CV - CV')_b = CH_2$ au cours de laquelle ledit monomère est mis en contact avec un initiateur de polymérisation radicalaire et un composé de
- 15 formule générale (III), (IV) ou (V) :



30 p étant compris entre 2 et 10.

10. Procédé selon la revendication précédente, caractérisé en ce que le composé (III) est choisi parmi le a-(O-éthylxanthyl)propionate d'éthyle ($Z^1 = S$, $Z^2 = O$, $R^1 = CHCH_3(CO_2Et)$, $R^2 = Et$) et le [1-(O-éthylxanthyl)malonate ($Z^1 = S$, $Z^2 = O$, $R^1 = CH(CO_2Et)_2$, $R^2 = Et$).
- 35

11. Procédé de préparation de polymères à blocs, caractérisé en ce qu'on répète au moins une fois la mise en oeuvre du procédé selon l'une des revendications 1 à 10 en utilisant :

- des monomères différents de la mise en oeuvre précédente, et
- 5 - à la place du composé précurseur de formule (II) le polymère à blocs issu de la mise en oeuvre précédente.

12. Polymère à blocs susceptible d'être obtenu par le procédé selon l'une des revendications 1 à 10 ou 11.

10

13. Polymère à blocs selon la revendication précédente, caractérisé en ce qu'il présente un indice de polydispersité d'au plus 2.

15

14. Polymère à blocs selon la revendication 12 ou 13, caractérisé en ce qu'il présente un indice de polydispersité d'au plus 1,5.

20

15. Polymère à blocs selon l'une quelconque des revendications 12 à 14, caractérisé en ce qu'il est de formule générale (I) dans laquelle Z^1 est un atome de soufre et Z^2 est un atome d'oxygène.

16. Polymère à blocs selon l'une quelconque des revendications 12 à 15, caractérisé en ce qu'ils présentent au moins deux blocs polymères choisis parmi les associations suivantes :

25

- polystyrène/polyacrylate de méthyle
- polystyrène/polyacrylate d'éthyle,
- polystyrène/polyacrylate de tertiobutyle,
- polyacrylate d'éthyle/polyacétate de vinyle,
- polyacrylate de butyle/polyacétate de vinyle
- polyacrylate d'éthyle/polyacrylate de tertiobutyle,
- 30 - polyacrylate de tertiobutyle/polyacétate de vinyle,
- polyacrylate d'éthyle/polyacrylate de butyle,
- polyacrylate de butyle/alcool polyvinylique,
- polyacide acrylique/alcool polyvinylique.

35

17. Polymère à blocs selon la revendication 16, caractérisé en ce qu'il est de formule générale (I), dans laquelle :

- $Z^1 = S$, $Z^2 = O$, $R^1 = CHCH_3(CO_2Et)$ et $R^2 = Et$, ou
- $Z^1 = S$, $Z^2 = O$, $R^1 = CH(CO_2Et)_2$ et $R^2 = Et$.

18. Polymère susceptible d'être obtenu par le procédé qui consiste à mettre en contact un monomère éthyléniquement insaturé de formule : $CXX' (= CV - CV')_b = CH_2$, un initiateur de polymérisation radicalaire et un composé de formule (III), (IV) ou (V).

5

19. Polymère selon la revendication 18, caractérisé en ce qu'il présente un indice de polydispersité d'au plus 2.

10

20. Polymère selon la revendication 18 ou 19, caractérisé en ce qu'il présente un indice de polydispersité d'au plus 1,5.

21. Polymère selon l'une quelconque des revendications 18 à 20, caractérisé en ce qu'il est de formule générale (II) dans laquelle Z^1 est un atome de soufre, Z^2 est un atome d'oxygène et en ce que n est supérieur ou égal à 6.

15

22. Polymère selon l'une quelconque des revendications 20 ou 21, caractérisé en ce qu'il est choisi parmi les polymères de styrène ($Y' = H$, $Y = C_6H_5$, $b = 0$), d'acrylate de méthyle ($Y' = H$, $Y = COOMe$, $b = 0$), d'acrylate d'éthyle ($Y' = H$, $Y = COOEt$, $b = 0$), d'acrylate de butyle ($Y' = H$, $Y = COOBu$, $b = 0$), d'acrylate de tertibutyle ($Y' = H$, $Y = COOtBu$, $b = 0$), d'acétate de vinyle ($Y' = H$, $Y = OCOMe$, $b = 0$), d'acide acrylique ($Y' = H$, $Y = COOH$, $b = 0$), pour lesquels :

20

- $Z^1 = S$, $Z^2 = O$, $R^1 = CHCH_3(CO_2Et)$ et $R^2 = Et$, ou
- $Z^1 = S$, $Z^2 = O$, $R^1 = CH(CO_2Et)_2$ et $R^2 = Et$.

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

International Application No

PCT/FR 98/01316

A. CLASSIFICATION OF SUBJECT MATTER

IPC 6 C08F293/00 C08F2/38 C07C329/16

According to International Patent Classification (IPC) or to both national classification and IPC

B. FIELDS SEARCHED

Minimum documentation searched (classification system followed by classification symbols)

IPC 6 C08F C07C

Documentation searched other than minimum documentation to the extent that such documents are included in the fields searched

Electronic data base consulted during the international search (name of data base and, where practical, search terms used)

C. DOCUMENTS CONSIDERED TO BE RELEVANT

Category	Citation of document, with indication, where appropriate, of the relevant passages	Relevant to claim No.
A	US 2 396 997 A (C. FRYLING) 19 March 1946 see the whole document ---	1
A	EP 0 348 166 A (KURARAY CO., LTD) 27 December 1989 see page 14, line 25-51; claim 1; examples 22,23 ---	1
A	M. OKAWARA ET AL.: "syntheses and photochemical reactions of polymers containing dithiocarbamate and xanthate groups and their model compounds" BULLETIN OF THE TOKYO INSTITUTE OF TECHNOLOGY, no. 78, 1966, page 1-16 XP002049822 JP see example 7 --- -/--	

☒ Further documents are listed in the continuation of box C.

☒ Patent family members are listed in annex.

* Special categories of cited documents :

- "A" document defining the general state of the art which is not considered to be of particular relevance
- "E" earlier document but published on or after the international filing date
- "L" document which may throw doubts on priority claim(s) or which is cited to establish the publication date of another citation or other special reason (as specified)
- "O" document referring to an oral disclosure, use, exhibition or other means
- "P" document published prior to the international filing date but later than the priority date claimed

- "T" later document published after the international filing date or priority date and not in conflict with the application but cited to understand the principle or theory underlying the invention
- "X" document of particular relevance; the claimed invention cannot be considered novel or cannot be considered to involve an inventive step when the document is taken alone
- "Y" document of particular relevance; the claimed invention cannot be considered to involve an inventive step when the document is combined with one or more other such documents, such combination being obvious to a person skilled in the art.
- "&" document member of the same patent family

Date of the actual completion of the international search

5 October 1998

Date of mailing of the international search report

20/10/1998

Name and mailing address of the ISA

European Patent Office, P.B. 5818 Patentlaan 2
NL - 2280 HV Rijswijk
Tel. (+31-70) 340-2040, Tx. 31 651 epo nl,
Fax: (+31-70) 340-3016

Authorized officer

Meulemans, R

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

Intern. Appl. No.

PCT/FR 98/01316

C.(Continuation) DOCUMENTS CONSIDERED TO BE RELEVANT

Category	Citation of document, with indication, where appropriate, of the relevant passages	Relevant to claim No.
A	<p>H. SINGER ET AL.: "alpha, omega funktionalisierte oligomere-..." FASERFORSCHUNG UND TEXTIL TECHNIK, vol. 28, no. 9, 1977, pages 435-438, XP002049825 see page 437, column 1 - page 438, column 1</p> <p style="text-align: center;">---</p>	1
A	<p>S. SURYAWANSHI ET AL.: "mild and efficient conversion of allylic alcohols to xanthates" SYNTHETIC COMMUNICATIONS, vol. 20, no. 5, 1990, pages 625-632, XP002049823 see the whole document</p> <p style="text-align: center;">---</p>	1
A	<p>H. YOSHIDA ET AL.: "the conversion of some alkylxanthates to the corresponding trithiocarbonates..." BULLETIN OF THE CHEMICAL SOC. OF JAPAN, vol. 44, 1971, pages 3106-3108, XP002049824 * 3 ème composé du tableau 1 *</p> <p style="text-align: center;">---</p>	1
A	<p>EP 0 582 183 A (CONSIGLIO NAZIONALE DELLE RICERCHE) 9 February 1994 see page 7, line 8 see page 7, line 24</p> <p style="text-align: center;">-----</p>	1

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

Information on patent family members

International Application No

PCT/FR 98/01316

Patent document cited in search report		Publication date	Patent family member(s)	Publication date
US 2396997	A	19-03-1946	NONE	
EP 348166	A	27-12-1989	JP 2018177 C	19-02-1996
			JP 2077478 A	16-03-1990
			JP 7053846 B	07-06-1995
			DE 68914726 D	26-05-1994
			DE 68914726 T	04-08-1994
			US 5186783 A	16-02-1993
			US 5254198 A	19-10-1993
EP 582183	A	09-02-1994	IT 1255775 B	15-11-1995
			DE 69302864 D	04-07-1996

RAPPORT DE RECHERCHE INTERNATIONALE

mar. internationale No

PCT/FR 98/01316

A. CLASSEMENT DE L'OBJET DE LA DEMANDE

CIB 6 C08F293/00 C08F2/38 C07C329/16

Selon la classification internationale des brevets (CIB) ou à la fois selon la classification nationale et la CIB

B. DOMAINES SUR LESQUELS LA RECHERCHE A PORTE

Documentation minimale consultée (système de classification suivi des symboles de classement)

CIB 6 C08F C07C

Documentation consultée autre que la documentation minimale dans la mesure où ces documents relèvent des domaines sur lesquels a porté la recherche

Base de données électronique consultée au cours de la recherche internationale (nom de la base de données, et si cela est réalisable, termes de recherche utilisés)

C. DOCUMENTS CONSIDERES COMME PERTINENTS

Catégorie	Identification des documents cités, avec le cas échéant, l'indication des passages pertinents	no. des revendications visées
A	US 2 396 997 A (C. FRYLING) 19 mars 1946 voir le document en entier	1
A	EP 0 348 166 A (KURARAY CO., LTD) 27 décembre 1989 voir page 14, ligne 25-51; revendication 1; exemples 22,23	1
A	M. OKAWARA ET AL.: "syntheses and photochemical reactions of polymers containing dithiocarbamate and xanthate groups and their model compounds" BULLETIN OF THE TOKYO INSTITUTE OF TECHNOLOGY, no. 78, 1966, page 1-16 XP002049822 JP voir exemple 7	

☒ Voir la suite du cadre C pour la fin de la liste des documents

☒ Les documents de familles de brevets sont indiqués en annexe

° Catégories spéciales de documents cités:

- "A" document définissant l'état général de la technique, non considéré comme particulièrement pertinent
- "E" document antérieur, mais publié à la date de dépôt international ou après cette date
- "L" document pouvant jeter un doute sur une revendication de priorité ou cité pour déterminer la date de publication d'une autre citation ou pour une raison spéciale (telle qu'indiquée)
- "O" document se référant à une divulgation orale, à un usage, à une exposition ou tous autres moyens
- "P" document publié avant la date de dépôt international, mais postérieurement à la date de priorité revendiquée

"T" document ultérieur publié après la date de dépôt international ou la date de priorité et n'appartenant pas à l'état de la technique pertinent, mais cité pour comprendre le principe ou la théorie constituant la base de l'invention

"X" document particulièrement pertinent; l'invention revendiquée ne peut être considérée comme nouvelle ou comme impliquant une activité inventive par rapport au document considéré isolément

"Y" document particulièrement pertinent; l'invention revendiquée ne peut être considérée comme impliquant une activité inventive lorsque le document est associé à un ou plusieurs autres documents de même nature, cette combinaison étant évidente pour une personne du métier

"&" document qui fait partie de la même famille de brevets

Date à laquelle la recherche internationale a été effectivement achevée

5 octobre 1998

Date d'expédition du présent rapport de recherche internationale

20/10/1998

Nom et adresse postale de l'administration chargée de la recherche internationale

Office Européen des Brevets, P.B. 5818 Patentlaan 2
NL - 2280 HV Rijswijk
Tel. (+31-70) 340-2040, Tx. 31 651 epo nl,
Fax: (+31-70) 340-3016

Fonctionnaire autorisé

Meulemans, R

RAPPORT DE RECHERCHE INTERNATIONALE

Demande internationale No

PCT/FR 98/01316

C.(suite) DOCUMENTS CONSIDERES COMME PERTINENTS

Catégorie	Identification des documents cités, avec le cas échéant, l'indication des passages pertinents	no. des revendications visées
A	H. SINGER ET AL.: "alpha, omega funktionalisierte oligomere-..." FASERFORSCHUNG UND TEXTIL TECHNIK, vol. 28, no. 9, 1977, pages 435-438, XP002049825 voir page 437, colonne 1 - page 438, colonne 1 -----	1
A	S. SURYAWANSHI ET AL.: "mild and efficient conversion of allylic alcohols to xanthates" SYNTHETIC COMMUNICATIONS, vol. 20, no. 5, 1990, pages 625-632, XP002049823 voir le document en entier -----	1
A	H. YOSHIDA ET AL.: "the conversion of some alkylxanthates to the corresponding trithiocarbonates..." BULLETIN OF THE CHEMICAL SOC. OF JAPAN, vol. 44, 1971, pages 3106-3108, XP002049824 * 3 ème composé du tableau 1 *	1
A	EP 0 582 183 A (CONSIGLIO NAZIONALE DELLE RICERCHE) 9 février 1994 voir page 7, ligne 8 voir page 7, ligne 24 -----	1

RAPPORT DE RECHERCHE INTERNATIONALE

Renseignements relatifs aux membres de familles de brevets

ema. Internationale No

PCT/FR 98/01316

Document brevet cité au rapport de recherche	Date de publication	Membre(s) de la famille de brevet(s)	Date de publication
US 2396997 A	19-03-1946	AUCUN	
EP 348166 A	27-12-1989	JP 2018177 C	19-02-1996
		JP 2077478 A	16-03-1990
		JP 7053846 B	07-06-1995
		DE 68914726 D	26-05-1994
		DE 68914726 T	04-08-1994
		US 5186783 A	16-02-1993
		US 5254198 A	19-10-1993
EP 582183 A	09-02-1994	IT 1255775 B	15-11-1995
		DE 69302864 D	04-07-1996